

ponhamos, que por qualquer acção externa se inclina hum pouco a figura para a banda de B, ou que qualquer ponto Z da dita vertical descreve o pequeno arco ZQ, de maneira porém que a nova parte mergulhada  $m n K$  seja igual á primeira  $M N K$ ; e que neste estado se deixa á acção da gravidade, e da pressão do fluido. Bem se vê, que sendo  $m n K = M N K$ , o centro de gravidade da figura não ha de subir, nem descer; e que tirando a parte commua  $N V m K$ , ficará  $N V n = M V m$ , ou  $N V . n f = M V . m b$ , sendo  $n f, m b$  as alturas dos dous triangulos. Porém  $n f : m b :: V f : V b :: V N : V M$ ,

por ser a inclinação muito pequena; logo  $n f = \frac{V N . m b}{V M}$ ,

e conseguintemente  $N V . n f$  ou  $M V . m b = \frac{V N^2 m b}{M V}$ ,

e  $M V = N V$ . Donde se segue, que o ponto V, onde se cortão as duas linhas de fluctuação  $M N, m n$  está no meio de  $M N$ .

Conduzindo agora pelo ponto I, centro de gravidade de  $m n K$ , a recta  $I g$  perpendicular á superficie actual do fluido  $m n$ , até encontrar a vertical  $G Z$  no ponto g; está claro, que ficando g acima do centro de gravidade da figura G, o esforço do fluido que obra de baixo para cima da parte para onde se fez a inclinação, tende a levantar a figura, e restituilla á primeira situação, na qual haverá conseguintemente estabilidade. Falta achar a medida desta, ou o momento da pressão vertical actual do fluido a respeito do centro de gravidade G, ao redor do qual se faz o movimento de rotação.

Do ponto G tire-se  $G E$  perpendicular á direcção  $I g$  da pressão vertical do fluido; e pelos pontos G, F, e pelos centros de gravidade dos triangulos  $N V n, M V m$ , as rectas  $G i, F d, y x, z u$  parallelas a  $E g$ . He evidente, que  $m n K . G E$  he o momento de  $m n K$  em ordem ao ponto G, e que deve ser igual ao de  $(M N K + N V n - M V m)$  em ordem ao mesmo ponto. Representando pois a resultante da pressão vertical por  $m n K$ , ou por  $(M N K + N V n - M V m)$ ; deve notar-se, que as forças  $M N K, N V n$  são dirigidas de baixo para cima, e  $M V m$  de cima para baixo; e por conseguinte, que todas tres são conspirantes, e tendem a fazer girar

a figura segundo a direcção  $AKB$  para a restituir á primeira situação. Isto posto, temos o momento de  $MNK$

$$= MNK \cdot GD, \text{ o de } NVn = NVn \cdot xi = \frac{NV \cdot nf \cdot xi}{2},$$

$$\text{e o de } MVm = MVm \cdot zi = \frac{NV \cdot nf \cdot zi}{2}. \text{ Logo } mnK.$$

$$GE = MNK \cdot GD + \frac{NV \cdot nf}{2} (xi + zi) = MNK \cdot$$

$$GD + \frac{MN \cdot nf}{4} \left( mn - \frac{1}{3} mn \right); \text{ e porque } mn = MN$$

$$\text{sensivelmente, será } mnK \cdot GE = MNK \cdot GD + \frac{MN^2 \cdot nf}{6}.$$

Mas sendo  $QZ$ , que mede a inclinação, hum arco descrito com hum raio dado  $GQ$ , temos  $GD = FG \frac{QZ}{GQ}$ ,

$$\text{e } nf = NV \frac{QZ}{GQ} = \frac{MN}{2} \frac{QZ}{GQ}. \text{ Logo } mnK \cdot GE$$

$$= \left( MNK \cdot FG + \frac{MN^3}{12} \right) \frac{QZ}{GQ}, \text{ expressão da es-$$

tabilidade da figura proposta.

177 Daqui se mostra, que a figura neste caso sempre terá estabilidade; e que sendo as mais cousas iguais, a estabilidade será tanto maior, quanto mais baixo estiver o centro de gravidade da figura a respeito do centro de gravidade da parte mergulhada, ou quanto for maior a distancia  $FG$  destes dous centros.

178 Supponhamos, que partindo a figura da posição  $bKa$  para vir á primeira  $BKA$ , descreve o ponto  $Q$  ao redor do ponto  $G$  o arco  $QR$  em hum instante; e representando por  $S$  o momento de inercia da figura  $ABK$  em ordem ao eixo perpendicular em  $G$  ao plano da figura, tere-

$$\text{mos } \frac{QR}{GQ} = \frac{\left( MNK \cdot FG + \frac{MN^3}{12} \right) \frac{QZ}{GQ}}{S} \text{ (n. 173.),}$$

$$\text{ou } QR = QZ \left( \frac{12 MNK \cdot FG + MN^3}{12 S} \right). \text{ Donde se}$$

vê, que sendo constante o segundo factor do segundo membro,

bro, a figura deverá oscillar á maneira dos pendulos; e comparando a equação com a outra  $g x = \frac{g t}{c g}$  (n. 171.), suppondo  $g x = QR$ , e  $g t = QZ$ , teremos o valor de  $c g = \frac{12 S}{12 MNK + MN^2}$ , comprimento do pendulo simples, que fará as oscillações isochronas ás da figura  $ABK$ .

Hum navio no mar está no caso da figura proposta. Se pela pancada de huma vaga, ou por hum tufão de vento he tirado da situação do equilibrio, assim que he deixado á acção do seu pezo e da pressão vertical da agua, começa a arfar de popa a proa, ou a balançar de costado a costado, fazendo oscillações isochronas entre si em cada especie, até que sendo destruidos estes movimentos pela resistencia da mesma agua se torna a pôr na situação do equilibrio.

179 Agora para examinarmos o segundo caso, supponhamos que tudo fica da mesma maneira que no precedente, exceptuando sómente que o centro de gravidade da figura  $ABK$  em lugar de estar em  $G$  estará em  $G'$ , acima do centro de gravidade  $F$  da parte primitivamente mergulhada  $MNK$ . Pelo ponto  $G'$  conduza-se a recta  $E'G'D'$  perpendicular ás duas parallelas  $Fd, Ig$  que pasçam pelos centros de gravidade das partes mergulhadas nas duas respectivas situações, e que são perpendiculares á superficie actual do fluido  $mn$ . Está claro, que representando a pressão vertical do fluido pela area  $mnK$  ou  $MNK$ , o momento desta força será  $mnK \cdot G'E'$ ; e tomando em lugar d'elle o da força  $(MNK + NVn - MVm)$  composta das tres forças  $MNK, NVn, MVm$ , he facil de ver que a força  $MNK$  dirigida por  $Fd$  tende a aumentar a inclinação da figura, fazendo-a girar segundo  $BKA$ ; e que as outras duas tendem, como no caso precedente, a fazella girar segundo  $AKB$ , e a restituir consequentemente o equilibrio. Assim acabando a solução do mesmo modo, acharemos por expressão da esta-

bilidade da figura a quantidade  $\left( \frac{MN^2}{12} - MNK \cdot FG' \right) \frac{QZ}{GQ}$ .

180 He logo manifesto, que sendo  $\frac{MN^2}{12} > MNK \cdot FG'$ ,

a figurá terá estabilidade, e tanto maior quanto maior for o excesso do primeiro membro sobre o segundo; que sendo  $\frac{MN^3}{12} = MNK \cdot FG'$ , a figura será indifferente

para girar segundo  $AKB$ , ou  $ABK$ ; e que sendo  $\frac{MN^3}{12} < MNK \cdot FG'$ , a figura não terá estabilidade nenhuma, e longe de tornar á primeira situação, cadavez se apartará mais della até se virar.

181 Donde se segue, que o limite da maior altura, que póde ter o centro de gravidade da figura, acima do centro de gravidade da parte mergulhada, compativelmente com a estabilidade, he determinado pela equação

$$FG' = \frac{MN^3}{12 MNK}$$

E porque nesta supposição o momento da pressão vertical do fluido he nullo, e este he representado em geral por  $mn \angle G'E'$ , será  $G'E' = 0$ , e consequentemente o ponto  $G'$  coincidirá com  $g$ , intersecção das duas perpendiculares conduzidas á superficie do fluido nas duas posições da figura. Este ponto  $g$  he o que M. Bouguer no seu *Tratado do Navio* chama *metacentro*; e abaixo d'elle deve cahir sempre o centro de gravidade do pezo total de hum navio com a sua carga, para ter estabilidade sobre as ondas do mar.

182 Representando por  $S$  o momento de inercia relativo ao eixo perpendicular ao centro de gravidade da figura  $G'$ , acharemos tambem do mesmo modo que o comprimento do pendulo simples, que deve fazer as oscillações equidiurnas ás da figura proposta, será representado por

$$\frac{12 S}{MN^3 - 12 MNK \cdot FG'}$$

183 Para reduzirmos pois esta solução, seja a linha de flutuação  $MN = a$ , a area mergulhada  $MNK = b^2$ , a distancia do centro de gravidade  $G$  ou  $G'$  da figura ao da parte mergulhada  $F = h$ , o raio constante  $GQ = r$ , o arco  $QZ = z$ , o momento da força que tende a restituir a figura ao primeiro estado, e que constitue a sua estabilidade  $= A$ , e o comprimento do pendulo que faz as oscillações no mesmo tempo que as da figura  $= L$ ; e teremos para ambos os casos,

F 2

A =

K/

$$A = \frac{(a^3 + 12 b b^2) z}{12}$$

$$L = \frac{12 S}{a^3 + 12 b b^2}$$

Quando se houverem de applicar estas formulas a exemplos particulares, deve considerar-se que em consequencia das nossas supposições, e raciocinios,  $b^2$  representa a pressão vertical do fluido, ou ( que vem a ser o mesmo ) o pezo absoluto da figura  $ABK$ ; que  $a^3$  he o producto do pezo absoluto da area  $a^2$ , supposta do mesmo pezo especifico que o fluido, multiplicado pela linha  $a$ ; e que  $S$  he o producto de hum pezo conhecido ( que sempre se póde converter no de huma parte conhecida do fluido ) multiplicado pelo quadrado de huma linha dada.

184 EXEMPLO. Seja a figura proposta  $ABK$  ( Fig. 59. ) hum triangulo isosceles-homogeneo, e a parte merguihada  $MNK$  hum triangulo tambem isosceles. Conduzindo do vertice  $K$  a recta  $KD$  perpendicular ás bases  $MN$ ,  $AB$ , e suppondo  $MN = a$ ,  $KC = c$ ,  $AB = f$ ,  $KD = g$ , e o pezo especifico do fluido =  $p$ , será necessario pôr na primeira formula do segundo caso  $pa^3$  em lugar de

$a^3$ ,  $\frac{p a c}{2}$  em lugar de  $b^2$ ,  $\frac{2}{3} g - \frac{2}{3} c$  em lugar de  $b$ ;

e teremos  $A = \frac{p [ a^3 - 4 a c ( g - c ) ] z}{12}$ , quantidade

que deve ser positiva para haver estabilidade no triangulo.

Para determinar  $L$ , he necessario achar  $S$ . Tomando a respeito de huma particula  $dM$  situada em qualquer ponto  $T$ , as coordenadas  $GE = x$ ,  $ET = y$ , teremos  $S = \int GT^2 \cdot dM = \int y^2 dM + \int x^2 dM$ . Se pelo ponto  $T$  se imaginar huma recta parallela a  $KD$  será o seu valor  $\frac{g(f-2y)}{f}$ , e teremos  $\int y^2 dM = \int \frac{g(f-2y)}{f} y^2 dy$

Integrando, tomando o valor do integral quando  $y = \frac{1}{2} f$ ,

e dobrando o resultado, será  $\int y^2 dM = \frac{1}{48} g f^3$ . Do

mesmo modo conduzindo por  $T$  parallelamente a  $AB$  a  
recta

recta  $VE$ , será esta  $= \frac{f(2g-3f)}{6g}$ , e teremos  $\int x^2 dM$

$= \int \frac{f(2g-3f)}{6g} x^2 dx$ . Integrando, tomando o valor

do integral entre os limites  $x = \frac{2}{3}g$ ,  $x = -\frac{1}{3}g$ , e

dobrando o resultado, será  $\int x^2 dM = \frac{fg^3}{36}$ . Logo  $S =$

$\frac{gf^3}{48} + \frac{fg^3}{36} = \frac{fg}{2} \left( \frac{3ff+4gg}{72} \right)$ . Porém  $\frac{fg}{2}$  repre-

senta o pezo do triangulo  $ABK$ , que sendo igual ao do

fluido deslocado pelo triangulo  $MNK$  terá por valor

$\frac{1}{2}pac$ . Logo  $S = \frac{pac}{2} \left( \frac{3ff+4gg}{72} \right)$ , e substituindo

este valor na segunda formula, teremos

$$L = \frac{c(3ff+4gg)}{12(a^2-4c(g-c))}$$

185 PROBL. II. Determinar a estabilidade de hum corpo solido sustentado em equilibrio sobre hum fluido (Fig. 58.).

Póde succeder, como abaixo se verá, que o solido oscille ao mesmo tempo ao redor de diferentes eixos, que passem todos pelo centro de gravidade. Mas aqui não consideramos mais que as oscillações simples, que se fazem ao redor de hum só eixo horizontal e immovel, que passa pelo centro de gravidade.

Seja  $ABK$  a secção vertical do corpo perpendicular ao eixo de rotaçãõ, que he representado pelo ponto  $G$  ou  $G'$ , e seja representado por  $F$  o eixo horizontal perpendicular á mesma secção, que passa pelo centro de gravidade da parte do corpo mergulhada no fluido. Acabando o resto da construcção, como no Problema antecedente, tudo será do mesmo modo, com a differença sómente de que  $MN$  representa aqui o perfil da superficie de fluctuaçãõ do corpo, e que  $NVn$ ,  $MVm$  representaõ duas unhas formadas pela rotaçãõ das superficies  $NV$ ,  $MV$  ao redor do eixo horizontal designado por  $V$  no perfil  $ABK$ . Estas duas unhas seraõ iguais, porque supomos que o centro de gravidade do corpo, não sobe, nem desce. Donde se segue, que o ponto  $V$  he necessariamente

1d  
te o centro de gravidade do plano de flutuação  $MN$ , porque a igualdade das unhas faz que as distancias dos centros de gravidade das duas superficies  $NV, MV$  ao ponto  $V$  sejaõ reciprocamente proporcionais ás mesmas superficies.

De tudo isto se segue, que fazendo o raio constante  $GQ = r$ , o arco  $QZ$  que mede a inclinação primitiva do solido, que supponho muito pequena  $= z$ , a parte mergulhada representada por  $MNK = N$ , a distancia do ponto  $G$  ou  $G'$  ao ponto  $F = b$ , a unha  $NVn$  ou  $MVm = b^2 z$ , o momento da unha  $NVn$  a respeito do eixo de rotação  $= b^2 cz$ , o momento da unha  $MVm$  a respeito do mesmo eixo  $= b^2 fz$ , o momento de inercia do corpo em ordem ao eixo de rotação  $= S$ , o momento da força que constitue a estabilidade  $= A$ , e o comprimento do pendulo simples isochrono  $= L$ ; acharemos pelo mesmo methodo acima praticado

$$A = (b^2 c + b^2 f \pm bN) z$$

$$L = \frac{S}{b^2 c + b^2 f \pm bN};$$

formulas, sobre as quais se farão reflexões analogas ás que fizemos sobre as das figuras planas (n. 183.). As quantidades  $S, N, b, c, f$  são dadas pela figura do corpo, e o angulo  $z$  por hypothese.

He de notar, que em toda esta theorica se despreza a resistencia, que experimenta o corpo da parte do fluido na porção mergulhada, e da parte do ar na porção que tem fóra do liquido, como forças incomparavelmente menores que o pezo do corpo, e a pressão vertical do fluido. Mas essas pequenas forças repetidas por certo tempo, vem a aniquilar as oscillações; e o corpo se poem em equilibrio segundo as leis acima estabelecidas, se alguma nova causa o não embaraçar.

*Theorica geral das oscillações dos corpos flutuantes.*

186 **N**O artigo precedente examinamos hum caso particular das oscillações dos corpos flutuantes; agora darei hum solução geral desta questão por hum

hum methodo novo, e, se me não enganò, muito simples; methodo, de que já me servi nas duas Memorias *sobre a arrumação da carga dos navios*, que ganháraõ parte dos premios da Academia em 1761 e 1765.

Para expor a minha soluçãõ com clareza, primeiro trarei á lembrança as propozições de Mechanica, em que ella se funda.

187 Quando quaesquer forças tendem a imprimir movimento em hum corpo, este lhes resiste por direcções contrarias em virtude da sua inercia; e em cada instante ha sempre equilibrio entre as forças sollicitantes, e as resistentes. Para determinarmos as leis deste equilibrio, imaginemos conduzidos por hum ponto fixo *A* (Fig. 60.) tres eixos *AP*, *AC*, *AB* perpendiculares entre si, e immoveis no espaço absoluto. Para ajudar a imaginaçãõ, podem conceber-se os dous eixos *AP*, *AC* situados no plano na figura, e *AB* perpendicular ao mesmo plano. Qualquer que seja o numero, e a direcçãõ das forças applicadas ao corpo, sempre poderãõ reduzir-se em cada instante a tres forças sómente, parallelas aos tres eixos *AP*, *AC*, *AB*. Supponhamos, que depois de assim reduzidas são representadas pelas rectas *Ff*, *Ee*, *Dd*. De qualquer ponto *N* do corpo abaixe-se *MN* perpendicular ao plano *CAP*, e pelo ponto *M* tire-se *MP* perpendicular a *AP*. Entãõ resolvendo a resistencia, que oppoem ao movimento huma molecula situada em *N*, em tres forças *Np*, *Nm*, *Nn* respectivamente parallelas aos tres eixos *AP*, *AC*, *AB*; está claro, que para estabelecer o equilibrio de que tratamos, he necessario 1º, que a resultante de cada huma destas forças elementares seja igual á força sollicitante que lhe corresponde; 2º, que o momento que provém das primeiras a respeito de cada hum dos nossos tres eixos seja igual ao momento correspondente que provém das segundas.

188 Assim, suppondo as forças  $Ff = F$ ,  $Ee = E$ ,  $Dd = D$ , e as rectas  $AP = q$ ,  $PM = r$ ,  $NM = s$ , o elemento do tempo  $= dt$ , e cada molecula do corpo  $= dP$ ; teremos pela primeira condiçãõ estas tres equaçõens,

$$F = \int \frac{dP d d q}{dt^2}, \quad E = \int \frac{dP d d r}{dt^2}, \quad D = \int \frac{dP d d s}{dt^2}.$$



189 É havendo supposto que as direcções das forças  $F, E, D$  encontraõ os planos  $BAC, BAP, CAP$  nos pontos  $F, E, D$ , se conduzirmos parallelamente a  $CA$  as rectas  $FO$  e  $DK$  para os eixos  $AB$  e  $AP$ , parallelamente a  $AB$  as rectas  $FQ$  e  $ER$  para os eixos  $AC$  e  $AP$ , e parallelamente a  $AP$  as rectas  $ES$  e  $DH$  para os eixos  $AB$  e  $AC$ ; he evidente, que temos o momento da força  $F$  a respeito do eixo  $AP = 0$ , a respeito de  $AC = F.FQ$ , e a respeito de  $AB = F.FO$ ; que o da força  $E$  a respeito de  $AC = 0$ , a respeito de  $AB = E.ES$ , e a respeito de  $AP = E.ER$ ; e que o da força  $D$  a respeito de  $AB = 0$ , a respeito de  $AC = D.DH$ , e a respeito de  $AP = D.DK$ . Assim teremos relativamente a  $AC$  o momento unico representado por  $F.FQ - D.DH$ , relativamente a  $AB$  outro representado por  $F.FO - E.ES$ , e relativamente a  $AP$  outro representado por  $E.ER - D.DK$ .

Analyzando do mesmo modo os momentos da resistencia da molecula  $dP$  situada em  $N$  a respeito dos tres eixos  $AC, AB, AP$ , acharemos relativamente a  $AC$  hum

momento unico representado por  $\int \frac{s dP d d q}{d t^2} - \int \frac{q d P d d s}{d t^2}$ ,

relativamente a  $AB$  outro representado por  $\int \frac{r d P d d q}{d t^2}$

$- \int \frac{q d P d d r}{d t^2}$ , e relativamente a  $AP$  outro representa-

do por  $\int \frac{s d P d d r}{d t^2} - \int \frac{r d P d d s}{d t^2}$ .

Igualando pois cada hum destes momentos a cada hum das forças sollicitantes, que respectivamente lhes correspondem, teremos pela segunda condiçãõ outras tres equaçõens, a saber

$$F.FQ - D.DH = \int \frac{s d P d d q}{d t^2} - \int \frac{q d P d d s}{d t^2}$$

$$F.FO - E.ES = \int \frac{r d P d d q}{d t^2} - \int \frac{q d P d d r}{d t^2}$$

$$E.ER - D.DK = \int \frac{s d P d d r}{d t^2} - \int \frac{r d P d d s}{d t^2}$$

190 Pelo centro de gravidade do corpo  $G$  imaginemos agora outros tres eixos  $GV, GT, GY$  parallellos cada hum a cada hum dos eixos fixos  $AP, AC, AB$ . Estes novos eixos faõ moveis com o centro de gravidade, mas cada hum delles fica sempre parallello a si mesmo. Sejaõ a respeito do ponto  $G$  as tres coordenadas  $GV, VL, LN$ , que correspondem ao ponto  $N$ ; e produzindo o eixo  $VG$  até encontrar o plano  $BAC$  no ponto  $Z$ , conduzaõ-se as rectas  $ZI, ZX$  parallelas respectivamente aos eixos  $AC, AB$ . Conservando as denominaçoens precedentes, e fazendo mais  $ZG = Q, AX = R, AI = S, GV = q', VL = r', LN = s'$ ; a distancia da linha  $Ff$  ao plano  $TGV = \alpha$ , e ao plano  $YGV = \mathcal{C}$ ; a distancia da recta  $Ee$  ao plano  $TGV = \gamma$ , e ao plano  $YGT = \mathcal{D}$ ; e a distancia da recta  $Dd$  ao plano  $YGT = \mathcal{Q}$ , e ao plano  $YGV = \xi$ ; teremos evidentemente  $q = Q + q', r = R + r', s = S + s', ddq = ddQ + ddq', ddr = ddR + ddr', dds = dds + dds', FQ = S + \alpha, FO = R + \mathcal{C}, ES = Q + \mathcal{D}, ER = S + \gamma, DH = Q + \mathcal{Q}, DK = R + \xi$ .

Substituindo todos estes valores nas seis equaçoens fundamentais, em primeiro lugar teremos as tres equaçoens,

$$F = \int \frac{dP ddQ}{dt^2} + \int \frac{dP ddq'}{dt^2}, E = \int \frac{dP ddR}{dt^2} + \int \frac{dP ddr'}{dt^2}, D = \int \frac{dP ddS}{dt^2} + \int \frac{dP dds'}{dt^2}. \text{ Porém,}$$

pela propriedade do centro de gravidade,  $\int \frac{dP ddq'}{dt^2} = 0$ ,  $\int \frac{dP ddr'}{dt^2} = 0$ ,  $\int \frac{dP dds'}{dt^2} = 0$ ; e além disso  $ddQ, ddR, dds$  faõ constantes para todos os pontos do corpo. Logo as tres primeiras equaçoens seraõ reduzidas ás seguintes

$$F = \frac{P ddQ}{dt^2}, E = \frac{P ddR}{dt^2}, D = \frac{P ddS}{dt^2}.$$

Em segundo lugar, consideremos sómente as partes correspondentes  $F.FQ$  e  $\int \frac{s dP ddq}{dt^2}$  da primeira das outras tres equaçoens; e teremos  $F.FQ = FS + F\alpha$ ,

$$\begin{aligned}
e \int \frac{s dP ddq}{dt^2} &= \int \frac{(dP(S+s'))(ddQ+ddq')}{dt^2} \\
&= \int \frac{S dP ddQ}{dt^2} + \int \frac{s' dP ddQ}{dt^2} + \int \frac{S dP ddq'}{dt^2} + \\
&\int \frac{s' dP ddq'}{dt^2} = \frac{PS ddQ}{dt^2} + \frac{ddQ}{dt^2} \int s' dP + S \int \frac{dP ddq'}{dt^2} \\
&+ \int \frac{s' dP ddq'}{dt^2} = FS + \int \frac{s' dP ddq'}{dt^2}, \text{ pondo em lu-} \\
&\text{gar de } \frac{PS ddQ}{dt^2} \text{ o seu valor } FS, \text{ e observando que pela} \\
&\text{propriedade do centro de gravidade he } \int s' dP = 0, \text{ e} \\
&\int \frac{dP ddq'}{dt^2} = 0. \text{ Feitas as mesmas operaçoes sobre as}
\end{aligned}$$

outras partes correspondentes das sobreditas equaçoes, e omitindo os termos que se destroem, acharemos que ellas se reduzem finalmente ás tres seguintes,

$$F\alpha - D\varphi = \int \frac{s' dP ddq'}{dt^2} - \int \frac{q' dP dd s'}{dt^2}$$

$$F\zeta - E\delta = \int \frac{r' dP ddq'}{dt^2} - \int \frac{q' dP dd r'}{dt^2}$$

$$E\gamma - D\xi = \int \frac{s' dP dd r'}{dt^2} - \int \frac{r' dP dd s'}{dt^2}$$

191 Isto posto, reflectiremos que qualquer que seja o movimento de cada ponto  $N$  do corpo, relativamente ao centro de gravidade, sempre podemos concebello como produzido pela rotaçã do corpo ao redor dos tres eixos  $GY, GV, GT$ . Supponhamos (Fig. 61.), que o ponto  $N$  está no primeiro instante em  $H$ ; e sejaõ  $GE, EF, FH$  as coordenadas correspondentes. Imaginemos, que em virtude da rotaçã do corpo ao redor do eixo  $GY$ , a recta  $FH$  girando parallelamente a si mesma, toma a posiçã  $SK$ ; que em virtude da rotaçã ao redor do eixo  $GV$ , o ponto  $K$  chega a  $R$ ; e que em virtude da rotaçã ao redor do eixo  $GT$ , o ponto  $R$  chega a  $N$ . As coordenadas  $NL, LV, GV$  são aqui as mesmas que na figura precedente. Tirem-se as rectas  $GF, GS, DK$ ; do ponto  $R$  abaixe-se  $RO$  perpendicular ao plano  $TGV$ ; e pelo ponto  $O$  tire-se perpendi-

pendicularmente a  $GT$  a recta  $XO$ , que passa necessariamente pelo ponto  $L$ . Tirem-se tambem as rectas  $XR$ ,  $XN$ ; e dos pontos  $D$ ,  $X$  levantem-se perpendicularmente ao plano  $TGV$ , ou parallelamente o eixo  $GY$ , as rectas  $DZ$ ,  $XP$ .

192 Suppondo pois  $GE = \psi$ ,  $EF = \lambda$ ,  $FH = \mu$ ; e os angulos de rotaçãõ, ao redor do eixo  $GY = x$ , ao redor de  $GV = y$ , e ao redor de  $GT = z$ ; teremos  $DGS = EGF + x$ , e conseguintemente  $DS = GF \cdot \text{sen } DGS = \lambda \cos x + \psi \text{ sen } x$ , e  $GD = GF \cdot \cos DGS = \psi \cos x - \lambda \text{ sen } x$ . Do mesmo modo será  $DO = DK \cdot \text{sen } RDZ = DS \cdot \cos y + SK \text{ sen } y = \lambda \cos x \cos y + \psi \text{ sen } x \cos y + \mu \text{ sen } y$ ;  $RO = DK \cdot \cos RDZ = SK \cos y - DS \text{ sen } y = \mu \cos y - \lambda \cos x \text{ sen } y - \psi \text{ sen } x \text{ sen } y$ ;  $XL = XR \cdot \text{sen } NXP = XO \cos z - RO \text{ sen } z = \psi \cos x \cos z - \lambda \text{ sen } x \cos z - \mu \cos y \text{ sen } z + \lambda \cos x \text{ sen } y \text{ sen } z + \psi \text{ sen } x \text{ sen } y \text{ sen } z$ ;  $LN = XR \cdot \cos NXP = RO \cos z + XO \text{ sen } z = \mu \cos y \cos z - \lambda \cos x \text{ sen } y \cos z - \psi \text{ sen } x \text{ sen } y \cos z + \psi \cos x \text{ sen } z - \lambda \text{ sen } x \text{ sen } z$ . É porque  $XL = GV = q'$ ,  $DO = VL = r'$ ,  $LN = s'$ , teremos  $q' = \psi \cos x \cos z - \lambda \text{ sen } x \cos z - \mu \cos y \text{ sen } z + \lambda \cos x \text{ sen } y \text{ sen } z + \psi \text{ sen } x \text{ sen } y \text{ sen } z$ ;  $r' = \lambda \cos x \cos y + \psi \text{ sen } x \cos y + \mu \text{ sen } y$ ;  $s' = \mu \cos y \cos z - \lambda \cos x \text{ sen } y \cos z - \psi \text{ sen } x \text{ sen } y \cos z + \psi \cos x \text{ sen } z - \lambda \text{ sen } x \text{ sen } z$ .

193 Affim, por meio destes valores, podemos eliminar  $q'$ ,  $r'$ ,  $s'$ ,  $ddq'$ ,  $ddr'$ ,  $dds'$  das equações precedentes. Mas a respeito das tres quantidades  $\int s' dP ddq' - \int q' dP dds'$ ,  $\int r' dP ddq' - \int q' dP ddr'$ ,  $\int s' dP ddr' - \int r' dP dds'$ , que vem a ser o mesmo respectivamente que  $\int dP d(s' dq' - q' ds')$ ,  $\int dP d(r' dq' - q' dr')$ ,  $\int dP d(s' dr' - r' ds')$ , deve notar-se que nas duas differenciações que primeiro he necessario fazer para achar  $d(s' dq' - q' ds')$ ,  $d(r' dq' - q' dr')$ ,  $d(s' dr' - r' ds')$ , os angulos  $x$ ,  $y$ ,  $z$  são variaveis, e as quantidades  $\psi$ ,  $\lambda$ ,  $\mu$  constantes; mas na integração que se segue só as quantidades  $dP$ ,  $\psi$ ,  $\lambda$ ,  $\mu$  devem ser consideradas como variaveis, e as outras devem escrever-se antes do final de integração, porque os integrais experimem entãõ os movimentos das partes do corpo.

Estas formulas gerais servem para determinar os movimentos de qualquer corpo, sollicitado por quaisquer forças. Agora mostraremos a applicação dellas ao nosso Problema

blema das oscillaçoens de hum corpo fluctuante , suppondo que ellas são muito pequenas , para maior simplicidade dos resultados.

194 Seja  $ABK$  ( Fig. 62 ) huma secção vertical do corpo no primeiro instante do movimento , feita por hum plano que passe pelo centro de gravidade do mesmo corpo  $G$  , e que contenha o eixo vertical  $GY$  , e o horizontal  $GV$  ;  $HPK$  ( Fig. 63. ) outra secção vertical , perpendicular á primeira , que passe tambem por  $G$  , e contenha o eixo vertical  $GY$  e o horizontal  $GT$  ;  $MENI$  ( Fig. 64. ) a secção horizontal do corpo , feita á superficie da agua , na qual  $MN$  he a secção commua dos planos  $MENI$  ,  $ABK$  ; e  $EI$  a dos planos  $MENI$  ,  $HPK$ . Os eixos  $GY$  ,  $GV$  ,  $GT$  são aqui os mesmos que na figura 60 , ou 61. Para maior simplicidade do calculo , façamos passar , como he sempre permittido , o plano  $ABK$  ( Fig. 62. ) pelo centro de gravidade  $L$  do plano de fluctuação  $MENI$  ( Fig. 64. ). Suppondo , que o centro de gravidade  $F$  ( Fig. 65. ) da parte mergulhada no primeiro instante está posto a certa distancia muito pequena da vertical  $GY$  , por elle e pela dita vertical se conduza o plano  $CDK$  , que cortará o plano  $MENI$  segundo  $RS$  ; e do mesmo ponto  $F$  tirem-se as rectas  $FQ$  ,  $FF'$  respectivamente perpendiculares a  $GY$  e  $RS$  ; e  $Ff$  ( Fig. 64. ) , perpendicular a  $MN$ . Aqui , e daqui por diante devem sempre combinar-se juntamente as quatro figuras 62 , 63 , 64 , 65. Havendo-se concebido bem a sua posição respectiva , he necessario buscar em cada huma dellas as linhas , as superficies , e os solidos que havemos de designar.

195 Isto posto , he facil de ver que sendo o corpo sollicitado unicamente pela acção do proprio pezo , e pela pressão vertical do fluido , teremos  $F = 0$  ,  $E = 0$  , e  $D =$  á differença entre a pressão vertical do fluido e o pezo do corpo ; e por conseguinte , que o corpo não póde ter movimento progressivo horizontal , ou que  $Q = 0$  , e  $R = 0$  ; mas que em virtude da força  $D$  póde o seu centro de gravidade subir , ou descer , em quanto elle róda a respeito dos tres eixos  $GY$  ,  $GV$  ,  $GT$  .

Imaginemos pois , que em virtude da rotaçáo ao redor do eixo  $GT$  se tem o corpo inclinado da parte de  $A$  , e descrito o angulo  $z$  em hum tempo  $t$  , tomando o plano de fluctuação  $MN$  a posição  $mn$  ; e que em virtude da rotaçáo

rotação ao redor do eixo  $GV$ , se tem inclinado da parte de  $P$ , e descrito o angulo  $y$  no mesmo tempo, tomando o plano de flutuação  $EI$  a posição  $e i$ . Pelos pontos  $q, q'$  onde  $mn, ie$  cortam a vertical  $GY$ , tirem-se  $dc, tr$  parallelas a  $MN, EI$ . He evidente, que no tempo proposto sahio da agua hum prisma, que tem  $MENI$  por base e  $Oq$  ou  $Oq'$  por altura, e mais as duas unhas  $nqc, eq'r$ ; e que entraráo nella as duas unhas  $mqd; tq'i$ . Estas são as mudanças que succedem á parte mergulhada, para as quais se vê que não contribue nada o movimento ao redor do eixo vertical  $GY$ .

Supponhamos, que as verticais que passaõ pelos centros de gravidade das quatro unhas representadas pelos perfis  $nqc, mqd, eq'r, tq'i$ , encontraõ o plano  $MENI$  nos pontos  $g, z, l, s$  respectivamente; e conduzaõ-se as rectas  $gb, zk, lp, su$  perpendiculares a  $MN$ . Alem das denominações precedentes, seja o volume do corpo  $= M$ , o da parte mergulhada no primeiro instante  $= N$ , a area  $MENI = a^2$ , a distancia  $OL$  do seu centro de gravidade ao ponto  $O = b$ ; a unha  $nqc$  que se póde conceber produzida pela rotação da area  $EIN$  ao redor de  $EI = c^2 z$ ,  $Ob = e$ ,  $gb = e'$ ; a unha  $mqd$  que se póde conceber produzida pela rotação da area  $EIM$  ao redor de  $EI = f^2 z$ ,  $Ok = g$ ,  $zk = g'$ ; a unha  $eq'r$  que se póde considerar produzida pela rotação da area  $MNE$  ao redor de  $MN = i^2 y$ ,  $Op = k$ ,  $lp = k'$ ; a unha  $tq'i$  que se póde considerar produzida pela rotação da area  $MNI$  ao redor de  $MN = i^2 y$ ,  $Ou = v$ ,  $su = v'$ ; a altura  $GQ$  do centro de gravidade da parte mergulhada acima do centro de gravidade do corpo  $= b$ ,  $Of = \mathcal{S}$ ,  $F'f = \mathcal{S}'$ , o pezo especifico do corpo  $= p$ , e o do fluido  $= p'$ .

Affim teremos primeiramente  $D = p'(N - MENI - Oq - nqc + mqd - eq'r + tq'i) - pM = p'(N - MENI - Oq - nqc + mqd) - pM = p'N - p'a^2 \mathcal{S} - p'c^2 z + p'f^2 z - pM$ . E considerando, que em virtude da inclinação do corpo para  $A$ , o centro de gravidade  $F$  se chega para o plano  $HPK$  a quantidade  $bz$ , ou que  $Of$  se faz  $= \mathcal{S} - bz$ ; e que em virtude da inclinação para  $I$ , o mesmo ponto  $F$  se chega para o plano  $ABK$  a quantidade  $by$ , ou que  $F'f$  se faz  $= \mathcal{S}' - by$ ; he facil de ver que depois do tempo  $t$  o momento da pressaõ vertical

tical do fluido a respeito do eixo  $GT$  será  $D\Phi = p' [N(\mathcal{S} - bz) - a^2 bS - c^i e z - f^i g z - i^i k y - i^i n y]$ , e a respeito do eixo  $GV$  será  $D\mathcal{Z} = -p' [N(\mathcal{S}' - by) + c^i e' z + f^i g' z - i^i k' y - i^i n' y]$ .

196 Falta achar os valores de  $\int dP d(s' dq' - q' ds')$ ,  $\int dP d(r' dq' - q' dr')$ ,  $\int dP d(s' dr' - r' ds')$  em funções dos angulos  $x, y, z$ . Para isto, como as oscillações são muito pequenas, nos valores de  $q', r', s'$  acima achados faremos os cosenos iguais ao raio, tomaremos os angulos em lugar dos senos, e desprezaremos os termos que tiverem mais de hum seno. Assim teremos

$$s' dq' - q' ds' = -\lambda \mu dx - (\mu^2 + \psi^2) dz + \psi \lambda dy$$

$$r' dq' - q' dr' = -(\psi^2 + \lambda^2) dx - \lambda \mu dz - \psi \mu dy$$

$$s' dr' - r' ds' = \psi \mu dx + (\lambda^2 + \mu^2) dy - \psi \lambda dz;$$

e conseguintemente

$$\int dP d(s' dq' - q' ds') = -p ddx \int \lambda \mu dM - p ddx \int \mu^2 + \psi^2 dM + p ddy \int \psi \lambda dM$$

$$\int dP d(r' dq' - q' dr') = -p ddx \int (\psi^2 + \lambda^2) dM - p ddx \int \lambda \mu dM - p ddy \int \psi \mu dM$$

$$\int dP d(s' dr' - r' ds') = p ddx \int \psi \mu dM + p ddy \int (\lambda^2 + \mu^2) dM - p ddx \int \psi \lambda dM;$$

quantidades, em que as partes comprehendidas debaixo dos finais de integração são dadas pela figura do corpo.

197 Para abbreviar pois façamos  $\int \lambda \mu dM = A$ ,  $\int (\mu^2 + \psi^2) dM = B$ ,  $\int \psi \lambda dM = C$ ,  $\int (\psi^2 + \lambda^2) dM = G$ ,  $\int \psi \mu dM = H$ ,  $\int (\lambda^2 + \mu^2) dM = K$ ; e de tudo o que ha precedido resultará as quatro equações seguintes,

$$[p' N - p' a^2 S - (p' c^i - p' f^i) z - p M] d t^2 = p M d d S \quad (A)$$

$$-p' [N(\mathcal{S} - bz) - a^2 b S - (c^i e + f^i g) z - (i^i k + i^i n) y] d t^2 = -p A d dx - p B d dz + p C d dy \quad (B)$$

$$p G d dx + p A d dz + p H d dy = 0 \quad (C)$$

$$p' [N(\mathcal{S}' - by) + (c^i e' + f^i g') z - (i^i k' + i^i n') y] d t^2 = p H d dx + p K d dy - p C d dz, \quad (D)$$

que representa em geral todas as oscillações, de que he susceptivel hum corpo fluctuante na hypothese de que ellas sejam muito pequenas.

198 Como as quatro variaveis  $S, x, y, z$  não passam do primeiro gráo, estas equações combinadas entre si se integram facilmente pelo methodo dado por *M. d' Alembert* nas Memorias de Berlim *A.* 1748, e 1750. Aqui não

naõ faremos em geral este calculo, que naõ tem mais difficuldade que a extensãõ; mas limitarnos-hemos ao exame de alguns casos particulares.

199 Supponhamos, como succede nas oscillações dos navios, que o plano  $ABK$  corta o corpo fluctuante em duas partes exactamente iguais, e que os centros de gravidade das duas unhas  $eq'r, iq't$  se achaõ, ao menos sensivelmente, no plano  $HPK$ . Assim teremos  $e' = 0, g' = 0$ , e na equaçãõ (B) poderemos desprezar os termos  $i'ky, i'ny$ , como incomparavelmente mais pequenos que os outros. Alem disso pela propriedade do centro de gravidade teremos  $A = 0, C = 0$ ; e as nossas quatro equações se mudarão nas seguintes,

$$[p'N - p'a^2S - (p'c^i - p'f^i)z - pM] dt^2 = pM d d S \quad (E)$$

$$p' [N (\delta - bz) - a^2 b S - (c^i e + f^i g)z] dt^2 = pB d d z \quad (F)$$

$$G d d x + H d d y = 0 \quad (G)$$

$$p' [N (\delta' - by) - 2i'k'y] dt^2 = pH d d x + pK d d y \quad (H)$$

Nesta ultima equaçãõ póde desprezar-se o termo  $pH d d x$ ,

porque tem por valor  $-\frac{pH^2 d d y}{G}$ , e  $H$  he huma quantidade cujo quadrado, ao menos, póde tratar-se como infinitamente pequeno da primeira ordem.

200 Para abbreviar o calculo, façamos  $\frac{p'N - pM}{pM} = I,$   
 $\frac{p'a^2}{pM} = L, \frac{p'c^i - p'f^i}{pM} = P, \frac{p'N \delta}{pB} = I', \frac{p'a^2 b}{pB}$   
 $= L', \frac{p'(Nb + c^i e + f^i g)}{pB} = P', \frac{p'N \delta'}{pK} = Q,$   
 $\frac{p'(Nb + 2i'k'y)}{pK} = R;$  e as nossas equações se redu-

zirão á forma seguinte,

$$d d S - I dt^2 + L S dt^2 + P z dt^2 = 0$$

$$d d z - I' dt^2 + L' S dt^2 + P' z dt^2 = 0$$

$$G d d x + H d d y = 0$$

$$d d y - Q dt^2 + R y dt^2 = 0.$$

201 As duas primeiras, combinadas entre si, integram-se



se pelo ingenhofo methodo de M. d' Alembert com muita facilidade. Multiplique-se a primeira por hum coeſſiciente indeterminado  $\mathcal{C}$ , e ſome-se com a ſegunda; o que dará  $\mathcal{C} d d S - \mathcal{C} I d t^2 + \mathcal{C} L S d t^2 + \mathcal{C} P z d t^2 + d d z - I' d t^2 + L' S d t^2 + P' z d t^2 = 0$ . Depois ſupponha-se, que temos a equaçãõ  $\mathcal{C} L S + \mathcal{C} P z + L' S + P' z = \alpha (\mathcal{C} S + z)$ , ſendo  $\alpha$  outro coeſſiciente indeterminado; e comparando entre ſi os termos da meſma eſpecie reſultaráõ eſtas duas equações  $\mathcal{C} L + L' = \alpha \mathcal{C}$ , e  $\mathcal{C} P + P' = \alpha$ , das quaes ſe tiraõ dous valores de  $\mathcal{C}$  que deſignaremos por  $\mathcal{C}$ ,  $\mathcal{C}'$ , e outros dous de  $\alpha$ , que repreſentaremos por  $\alpha$ ,  $\alpha'$ . Fazendo pois  $\mathcal{C} S + z = s$ , e  $\mathcal{C}' S + z = s'$ , a equaçãõ  $\mathcal{C} d d S - \mathcal{C} I d t^2$  &c dará as duas ſeguintes,

$$d d s + \alpha s d t^2 - (\mathcal{C} I + I') d t^2 = 0$$

$$d d s' + \alpha' s' d t^2 - (\mathcal{C}' I + I') d t^2 = 0.$$

Multiplcando a primeira por  $d s$ , a ſegunda por  $d s'$ , e integrando duas vezes, facilmente ſe achará

$$s = \left( \frac{\mathcal{C} I + I'}{\alpha} \right) (1 - \cos t \sqrt{\alpha})$$

$$s' = \left( \frac{\mathcal{C}' I + I'}{\alpha'} \right) (1 - \cos t \sqrt{\alpha'});$$

e por conſeguinte

$$S = \frac{(\mathcal{C} I + I')}{\alpha (\mathcal{C} - \mathcal{C}')} (1 - \cos t \sqrt{\alpha})$$

$$- \frac{(\mathcal{C}' I + I')}{\alpha' (\mathcal{C} - \mathcal{C}')} (1 - \cos t \sqrt{\alpha'})$$

$$z = \frac{\mathcal{C} (\mathcal{C}' I + I')}{\alpha' (\mathcal{C} - \mathcal{C}')} (1 - \cos t \sqrt{\alpha'})$$

$$- \frac{\mathcal{C}' (\mathcal{C} I + I')}{\alpha (\mathcal{C} - \mathcal{C}')} (1 - \cos t \sqrt{\alpha}).$$

Eſtes valores de  $S$  e  $z$  ſão completos, porque daõ  $S = 0$ , e  $z = 0$ , quando  $t = 0$ , como deve ſer.

Quanto às duas ultimas equações  $G d d x + H d d y = 0$ , e  $d d y - Q d t^2 + R y d t^2 = 0$ , integraõ-se immediatamente, e daõ

$$y = \frac{Q}{R} (1 - \cos t \sqrt{R})$$

$$\alpha = -\frac{H \cdot Q}{G \cdot R} (1 - \cos t \sqrt{R}).$$

202. Consta pois das expressões de  $S$  e de  $z$ , que se  $\alpha$  e  $\alpha'$  forem quantidades reais e positivas, o movimento  $S$  do centro de gravidade, e o de rotação  $z$  ao redor do eixo  $GT$  serão muito pequenos, como havemos supposto; e por conseguinte, que o corpo fará oscillações, pelas quais não será exposto a virar-se. Mas se  $\alpha$  e  $\alpha'$  fossem quantidades reais negativas, achar-se-hia que os valores de  $S$  e  $z$  dependiam de logarithmos, e por consequencia que cresceriam sempre á medida que crescesse  $t$ . Donde se segue, que nesse caso as oscillações não seriam infinitamente pequenas, como havemos supposto, e que o corpo não teria estabilidade, mas seria exposto a virar-se. Do mesmo modo se acha que os valores de  $S$  e  $z$  contém logarithmos, quando  $G$  e  $G'$ , e conseguintemente também  $\alpha$  e  $\alpha'$  são quantidades imaginarias, ou quando  $G$  e  $G'$  são reais, mas iguais entre si. Estes dous ultimos casos são puramente geometricos, pois não tem lugar no nosso problema.

Pela mesma razão consta, que os valores de  $y$  e  $x$  serão infinitamente pequenos, quando  $R$  for huma quantidade positiva; e que sendo  $R$  negativo, o corpo não terá estabilidade a respeito dos dous eixos  $GV, GY$ .

203. Bem se vê, que as condições de estabilidade, de que acabamos de fallar, dependem da posição do centro de gravidade do corpo inteiro a respeito do centro de gravidade da parte mergulhada, considerada como homogenea. Todas as vezes que o primeiro está mais abaixo que o segundo, o corpo fluctuante tem estabilidade em todos os sentidos; mas se o primeiro estiver mais alto que o segundo, póde faltar a estabilidade. As nossas formulas dão a conhecer a maior distancia, que então se póde dar entre os dous centros de gravidade; e este methodo de determinar os metacentros he geral, simples, e directo.

204. Supponhamos agora, que a vertical  $GY$  passa pelo centro de gravidade do plano de fluctuação, e que os dous planos  $ABK, HPK$  cortam o corpo, cada hum em duas partes iguais e semelhantes. Neste caso as unhas  $mqc, mqd$  são iguais, assim como as duas  $eg'r, ig't$ ;

e além disso teremos  $A = 0$ ,  $C = 0$ ,  $H = 0$ . Suppondo também, que o pezo do fluido deslocado no primeiro instante he igual ao pezo do corpo, ou que temos  $p' N = p M$ , o corpo não poderá subir, nem descer, e será consequentemente  $S = 0$ . Igualmente será  $\omega = 0$ , prescindindo de todo o movimento de rotação horizontal primitivamente impresso. Deste modo as nossas quatro equações fundamentais (n. 200.) se reduzirão ás duas seguintes

$$d d z - I' d t^2 + P' z d t^2 = 0$$

$$d d y - Q d t^2 + R y d t^2 = 0,$$

as quais dão

$$z = \frac{I'}{P'} (1 - \cos t \sqrt{P'})$$

$$y = \frac{Q}{R} (1 - \cos t \sqrt{R}).$$

205 Terá pois entã o corpo simplesmente dous movimentos de rotação sobre os dous eixos horizontais  $GT$ ,  $GV$  que passaõ pelo seu centro de gravidade, e são perpendiculares entre si. Estas oscillações ficaõ sendo sempre muito pequenas, e o corpo terá por consequente estabilidade, quando  $P'$  e  $R$  são quantidades positivas. Ellas são absolutamente da mesma especie das que faz hum pendulo, que vai e vem; e designando por  $Z$ ,  $Y$  as suas amplitudes totais, teremos evidentemente  $Z = \frac{2 I'}{P'}$ , e

$$Y = \frac{2 Q}{R}.$$

206 Os tempos empregados em correr os angulos  $Z$ ,  $Y$  são muito facéis de achar. Para que  $z$  venha a ser  $Z$ , e  $y$  venha a ser  $Y$ , he necessario que tenhamos  $1 - \cos t \sqrt{P'} = 2$ ,  $1 - \cos t \sqrt{R} = 2$ , ou  $\cos t \sqrt{P'} = -1$ ,  $\cos t \sqrt{R} = -1$ ; e por consequente,  $t = \frac{180^\circ}{\sqrt{P'}}$ ,  $t = \frac{180^\circ}{\sqrt{R}}$ . Substituindo em lugar de  $P'$  e  $R$  os seus valores,

acharemos que o tempo de cada oscillação  $Z$  he representado por  $180^\circ \sqrt{\left[ \frac{\int p (\psi^2 + \mu^2) dM}{p' N b + 2 c^2 e} \right]}$ , e o de cada

da

da oscillação  $Y$  por  $180^\circ \sqrt{\left[ \frac{\int p(\lambda^2 + \mu^2) dM}{p'(Nb + 2i^3 k')}\right]}$ .

Como estes valores não contém as distancias iniciais  $\mathcal{S}$ ,  $\mathcal{S}'$  do centro de gravidade da parte mergulhada aos planos  $HPK$ ,  $ABK$ , está claro que as oscillações serão isochronas em cada especie, quaisquer que sejam as amplitudes totais, com tanto que sejam sempre muito pequenas.

207 Para determinarmos o comprimento dos pendulos synchronos ás oscillações deste corpo, notaremos, que se hum pendulo simples, que tem o comprimento  $l$  estiver no primeiro instante apartado da vertical a quantidade  $\mathcal{S}$  muito pequena, e no tempo  $t$  descrever o angulo  $u$  com o raio  $l$ ; será a equação do seu movimento  $ddu = \frac{(\mathcal{S} - u) dt^2}{l}$ , ou  $u = \mathcal{S} \left( 1 - \cos \frac{t}{\sqrt{l}} \right)$ . Donde se tira

o tempo de huma oscillação inteira  $= 180^\circ \sqrt{l}$ . Assim, sendo  $L$  o comprimento do pendulo synchrono ás oscillações  $Z$ , e  $L'$  ás oscillações  $Y$ , teremos

$$L = \frac{\int p(\lambda^2 + \mu^2) dM}{p'(Nb + 2c^3 e)}$$

$$L' = \frac{\int p(\lambda^2 + \mu^2) dM}{p'(Nb + 2i^3 k')}$$

208 EXEMPLO. Seja o corpo fluctuante hum semi-spheróide elliptico homogeneo, produzido por meia revolução da ametade de huma ellipse  $AHB$  ao redor do seu eixo  $AB$  (Fig. 66.). O plano  $AHBK$  que serve de base, e o plano de fluctuação  $MENI$  são parallelos, e a sua distancia he a recta dada  $ZO$ . O ponto  $G$  he o centro de gravidade do solido, e os tres eixos  $GY$ ,  $GV$ ,  $GT$  são os mesmos que acima;  $ABK$  he a secção longitudinal, e  $HPK$  a latitudinal. He necessario achar os valores de  $N$ ,  $b$ ,  $c^3 e$ ,  $i^3 k'$ ,  $\int p(\lambda^2 + \mu^2) dM$ ,  $\int p(\lambda^2 + \mu^2) dM$ . Busquemollos por ordem.

1º, Para evitar a multiplicidade, e confusão das linhas, consideremos  $MENI$  como huma secção indeterminada do meio-ellipsoide. Tendo conduzido ao eixo  $MN$  da curva  $MENI$  qualquer ordenada  $CD$ , faça-se passar por ella o plano vertical  $SCXC'L$  que corta o plano vertical

G 2

ABK

$ABK$  por  $XR$ . Bem se vê, que  $CD$  será também a ordenada de hum circulo descrito com o raio  $RX$ . Assim  $CD^2 = XR^2 - DR^2$ : mas pela propriedade da ellipse

$$XR^2 = (BZ^2 - RZ^2) \frac{ZP^2}{BZ^2} = (BZ^2 - DO^2) \frac{ZP^2}{BZ^2},$$

$$\text{e } DR^2 = (BZ^2 - NO^2) \frac{ZP^2}{BZ^2}; \text{ logo } CD^2 = (NO^2$$

$$- DO^2) \frac{ZP^2}{BZ^2}. \text{ Donde se vê que a curva } MENI \text{ he}$$

hum ellipse semelhante á ellipse  $AHBP$ .

Seja  $BZ = a$ ,  $ZP$  ou  $ZK = b$ ,  $ZO = x$ , a rasão da circumferencia ao diametro  $= n$ ; e teremos  $AHBP =$

$$nab, MENI = nab \frac{NO^2}{BZ^2} = \frac{na(bb - xx)}{b}. \text{ Logo}$$

$$dN = - \frac{nax(bb - xx)}{b}, \text{ e } N = \frac{na}{b} \left( \frac{2}{3} b^3 - b^2 x$$

$$+ \frac{x^3}{3} \right). \text{ Completando este integral de maneira que}$$

desvaneça quando  $x = b$ , tomemos o seu valor fazendo

$x = ZO = f$ , linha conhecida; e teremos  $N =$

$$\frac{na}{b} \left( \frac{2}{3} b^3 - b^2 f + \frac{f^3}{3} \right). \text{ Suppondo } f = 0, N \text{ se}$$

$$\text{tornará em } M \text{ e consequentemente será } M = \frac{2nab^2}{3}.$$

2º, O momento elementar do solido  $MKNIME$  a respeito do ponto  $Z$  he  $-\frac{nax dx(bb - xx)}{b}$ , cujo in-

$$\text{tegral completo he } \frac{na}{b} \left( \frac{b^4}{4} - \frac{b^2 x^2}{2} + \frac{x^4}{4} \right). \text{ Façamos}$$

primeiramente  $x = 0$ , e dividamos por  $M$  ou  $\frac{2nab^2}{3}$ ,

e teremos a distancia do centro de gravidade do solido  $AKBPAH$  ao ponto  $Z = \frac{3}{8} b$ . Depois façamos  $x = f$ ,

$$\text{e dividamos por } N \text{ ou } \frac{na}{b} \left( \frac{2}{3} b^3 - b^2 f + \frac{f^3}{3} \right); \text{ e te-}$$

remos

remos a distancia do centro de gravidade da parte mergu-

lhada ao ponto  $Z = \frac{3(b^4 - 2b^2f^2 + f^4)}{4(2b^3 - 3b^2f + f^3)}$ . Por conse-

guinte será  $b = \frac{3}{8}b - \frac{3(b^4 - 2b^2f^2 + f^4)}{4(2b^3 - 3b^2f + f^3)}$ .

3º, Imaginemos que a unha formada pela rotaçãõ da area  $EIN$  ao redor de  $EI$ , he composta de huma infinidade de triangulos  $prs$  perpendiculares ao eixo  $EI$ . Suppondo  $OI = l$ ,  $ON = m$ ,  $Op = u$ , está claro que  $pr = \frac{m}{l} \sqrt{(ll - uu)}$ , e que o momento elementar da ame-

tade da unha he  $= \frac{m^2}{l^2} (ll - uu) \cdot \frac{m \sqrt{(ll - uu)}}{3l} \cdot du \cdot z$

$= \frac{m^3 z}{3l^3} du (ll - uu)^{\frac{3}{2}}$ , cujo integral se achará

$\frac{m^3 z}{3l^3} \left( \frac{u(ll - uu)^{\frac{3}{2}}}{4} + \frac{3}{4} l^2 \int du \sqrt{(ll - uu)} \right)$ .

Fazendo  $u = l$ , reflectindo que entãõ  $\int du \sqrt{(ll - uu)}$  representa a area de hum quarto de circulo descrito com o raio  $l$ , e dobrando o integral, acharemos que a quantidade representada por  $c^3 e$  he  $= \frac{nm^3 l}{8}$ . Ponha-se em

lugar de  $m$  o seu valor  $\frac{a}{b} \sqrt{(bb - ff)}$ , e em lugar de

$l$  o seu valor  $\sqrt{(bb - ff)}$ , e teremos  $c^3 e = \frac{na^3 (bb - ff)^{\frac{3}{2}}}{8b^3}$ .

4º, Do mesmo modo se achará, que a quantidade que havemos representado por  $i^3 k^3$  tem por expressãõ

$\frac{na^3 (aa - ff)^{\frac{3}{2}}}{8a^3}$ .

5º, Para determinar  $\int (\psi^2 + \mu^2) dM$ , ou a soma dos productos das particulas do meio ellipsoide pelos quadrados das suas distancias ao eixo latitudinal  $GT$ , consideremos huma secçãõ indeterminada  $MENI$ , e sobre a orde-

ordenada  $CD$  ao eixo  $MN$  tomemos dous pontos quaifquer infinitamente vezinhos  $f, u$ . Havendo supposto  $ZO = x$ ,  $OM$  ou  $ON = m$ ,  $OD = q$ ,  $Df = s$ , e lembrando-nos que  $ZG = \frac{3}{8}b$ , veremos que o producto do elemento  $fu$  pelo quadrado da sua distancia ao eixo  $GT$  he representado por  $ds \left( qq + \left( \frac{3}{8}b - x \right)^2 \right)$ ; quantidade, na qual sómente  $s$  he variavel. Integrando pois, e fazendo  $s = DC = \frac{b}{a} \sqrt{m^2 - q^2}$ , teremos  $\left( qq + \left( \frac{3}{8}b - x \right)^2 \right) \cdot \frac{b}{a} \sqrt{m^2 - q^2}$ .

$\frac{b}{a} \sqrt{mm - qq}$  por soma dos productos de todos os pontos de  $DC$  pelos quadrados das suas distancias ao eixo  $GT$ . Multiplicando esta soma por  $dq$ , e integrando na supposiçãõ de sómente  $q$  ser variavel, acharemos tambem que  $\frac{b}{a} \left( \frac{m^2}{4} + \left( \frac{3}{8}b - x \right)^2 \right) \int dq \sqrt{mm - qq} = \frac{q(mm - qq)^{\frac{3}{2}}}{4}$  he a soma de todos os productos dos pontos da area elliptica  $CDOE$  pelos quadrados das suas distancias ao eixo  $GT$ . Fazendo  $q = m = \frac{a}{b} \sqrt{bb - xx}$ ;

considerando que entãõ  $\int dq \sqrt{mm - qq} = \frac{n \cdot m^2}{4} = \frac{na(bb - xx)}{4b}$ ; e quadruplicando o integral; teremos

$$\frac{nb}{a} \left( \frac{a^4 (bb - xx)^2}{4b^4} + \frac{a^2 (bb - xx)}{b^2} \left( \frac{3}{8}b - x \right)^2 \right)$$

por soma dos productos de todos os pontos da ellipse inteira  $MENI$  pelos quadrados das suas distancias ao eixo  $GT$ . Em fim multiplicando esta soma por  $dx$ ; integrando na intelligencia de sómente ser  $x$  variavel; e fazendo depois

$$x = b; \text{ teremos } \int (\sqrt{\nu^2 + \mu^2}) dM = \frac{n(64a^3b^2 + 19ab^4)}{480}.$$

6º, Pelo mesmo methodo se achará a soma dos productos

Étos das particulas do meio-ellipsoide pelos quadrados das suas distancias ao eixo longitudinal  $GV$ , ou  $\int (\lambda^2 + \mu^2) dM$

$$= \frac{83 \pi a b^4}{480}.$$

209 De todos estes calculos se segue, que sendo  $Z$ ,  $Y$  as amplitudes das oscillaçoens relativas aos eixos  $GT$ ,  $GV$ , e  $L$ ,  $L'$  os comprimentos dos pendulos synchronos; teremos

$$Z = \frac{16 b^2 (2 b^3 - 3 b^2 f + f^3) \delta}{3 (b^3 (2 b^3 - 3 b^2 f + f^3) + 2 (aa - bb) (bb - ff)^2)}$$

$$Y = \frac{16 a^4 (2 b^3 - 3 b^2 f + f^3) \delta'}{3 (a^4 b (2 b^3 - 3 b^2 f + f^3) - 2 a^4 (bb - ff)^2 + 2 b^4 (aa - ff)^2)}$$

$$L = \frac{64 p (a^2 b^5 + 19 b^7)}{60 p' (b^3 (2 b^3 - 3 b^2 f + f^3) + 2 (aa - bb) (bb - ff)^2)}$$

$$L' = \frac{83 p a^4 b^5}{60 p' (a^4 b (2 b^3 - 3 b^2 f + f^3) - 2 a^4 (bb - ff)^2 + 2 b^4 (aa - ff)^2)}$$

Deixamos ao leitor o cuidado de evolver estas formulas por meudo, e de concluir as dimensoens do ellipsoide mais proprias para que as oscillaçoens sejaõ suaves, pela combinaçaõ mais ventajosa das amplitudes com as duraçoens; materia curiosa por si mesma, e que póde ter applicaçoens muito uteis na carregaçã dos navios. Estas discussõens não cabem nos limites, que nos havemos proposto neste Tratado.



De motu fluidi in tubo...

De motu fluidi in tubo...

De motu fluidi in tubo...

De motu fluidi in tubo...

De motu fluidi in tubo...

De motu fluidi in tubo...

De motu fluidi in tubo...

De motu fluidi in tubo...

De motu fluidi in tubo...

De motu fluidi in tubo...

De motu fluidi in tubo...

De motu fluidi in tubo...

De motu fluidi in tubo...

De motu fluidi in tubo...

De motu fluidi in tubo...

De motu fluidi in tubo...

De motu fluidi in tubo...

De motu fluidi in tubo...

De motu fluidi in tubo...

De motu fluidi in tubo...

De motu fluidi in tubo...

De motu fluidi in tubo...

3

81

10

SEGUNDA PARTE  
 OU  
 ELEMENTOS  
 DE  
 HYDRAULICA.

---

210 **O**rdinariamente se entende por *Hydraulica* a Sciencia do movimento das aguas; mas aqui tomamos este nome em sentido mais amplo, entendendo por elle a Sciencia geral que trata do movimento dos fluidos, tanto incompressiveis como elasticos. Como porém o movimento das aguas he neste genero o objecto mais interessante ás necessidades dos homens, d'elle trataremos com mais particularidade. Mas tudo o que dissermos se applicará igualmente aos outros fluidos incompressiveis; e no fim desta parte fallaremos brevemente do movimento dos fluidos elasticos.

211 Se nós soubessemos a massa, a figura, e o numero das particulas de hum fluido em movimento, esta materia seria reduzida a hum problema de *Dynamica*, pois se trataria de achar o movimento de hum systema de pequenos corpos livres, que actuaõ huns contra os outros, e que podem além disso estar sujeitos á acção de algumas forças exteriores, como por exemplo á da gravidade. Mas estamos muito longe de ter os dados necessarios para resolver este problema; e posto que os tivessemos, achar-se-hia taõ complicado, que por meio da analyse actual seria absolutamente intratavel.

212 Vista a impossibilidade de estabelecer huma theorica directa do movimento dos fluidos, era necessario buscar outro meio de resolver a questãõ. O mais simples, e o mais rigoroso consistiria em tirar as leis do movimen-

to dos fluidos, assim como as do equilibrio, de hum principio primordial, fundado sobre a natureza dos mesmos fluidos, ou demonstrado pela experiencia. Temos visto, que a *igualdade de pressão* he o principio fundamental da Hydrostatica; e esse mesmo podia servir de base á Hydraulica. Porque o movimento das particulas de hum fluido póde considerar-se a cada instante, como composto do movimento que ellas tinhaõ no instante precedente, e de outro que tem sido destruido, e em virtude do qual ellas ficariaõ em equilibrio. Donde se vê, que conhecendo este estado de equilibrio pelo principio da igualdade de pressão, tambem se conheceria o estado de movimento, porque o movimento ao primeiro instante suppoem-se dado. Grandes Geometras tem por esta idéa reduzido o movimento dos fluidos a formulas gerais; mas estas são taõ compostas e complicadas pela natureza da coisa, que dellas se não póde tirar fructo algum para as necessidades da pratica.

213 Sem embargo, para darmos aqui huma idéa geral da applicação deste principio, he necessario trazer á lembrança, que se em huma massa fluida sollicitada por quaisquer forças, e posta em equilibrio, imaginarmos hum canal fechado de qualquer figura, o fluido nelle incluído deve estar em equilibrio, independentemente do resto da massa; porque suppondo que todo este resto se torna solido, sem mudar de lugar, nem de volume, he manifesto que o fluido do canal fica no mesmo estado de compressão que dantes, e consequentemente no mesmo estado de equilibrio.

214 Em consequencia deste principio, consideremos em hum fluido em equilibrio (Fig. 67.) quatro pontos quaisquer  $M, N, K, H$  situados em hum mesmo plano, formando entre si hum canal rectangular  $MNKH$ , que estará em equilibrio. Tomando qualquer ponto fixo  $B$ , tiremos as coordenadas ao ponto  $M$ ,  $EP = x$ ,  $PM = y$ , huma parallela a  $MH$ , e a outra a  $MN$ ; e supponhamos que todas as forças das particulas obraõ no plano  $EPM$ , e são consequentemente reductiveis a duas, parallelas a  $EP$ ,  $PM$ . Sejaõ  $P, P'$  as forças que sollicitaõ os pontos  $M, N$  parallelamente a  $EP$ ; e  $Q, Q'$  as que sollicitaõ os pontos  $M, H$  parallelamente a  $PM$ ; todas funçoens de  $x, y$  e constantes. Façamos tambem  $MH = \mathcal{D}x$ ,  $MN = \mathcal{D}y$ ; advertindo, que estas differenciais  $\mathcal{D}x, \mathcal{D}y$  são  
relati-

relativas á mudança que succede quando se passa da consideraçã do ponto  $M$  á de outro ponto  $H$ , ou  $N$  infinitamente vizinho, ficando as diferenciais  $dx$ ,  $dy$  para indicar a mudança que succede quando huma mesma particula passa do lugar que occupa para o lugar contiguo. Huma e outras diferenciais se achã do mesmo modo; e na diferenciaçã de huma funcã relativa ás mesmas coordenadas  $x$  e  $y$ ,  $\delta x$  e  $dx$  tem sempre o mesmo coeficiente, assim como tambem  $\delta y$  e  $dy$ .

Isto posto, está claro que em virtude da força  $Q$  a pressã da columna  $MN$  sobre o ponto  $N$  he  $Q \delta y$ , e que a pressã da columna  $NK$  sobre o ponto  $K$  em virtude da força  $P'$  he  $P' \delta x$ . A primeira pressã se transmite, como a segunda, ao ponto  $K$ ; e ajuntando-as ambas, será a pressã total que padece o ponto  $K$  da parte do fluido  $MNK = Q \delta y + P' \delta x$ . Do mesmo modo acharemos, que a pressã total do mesmo ponto  $K$  da parte do fluido  $MHK$  he  $P \delta x + Q' \delta y$ . Logo, para haver equilibrio, será  $Q \delta y + P' \delta x = P \delta x + Q' \delta y$ , e coneguintemente  $(P' - P) \delta x = (Q' - Q) \delta y$ . Mas  $P' - P$  he a diferencial de  $P$  não fazendo variar senão  $y$ , e  $Q' - Q$  a diferencial de  $Q$  não fazendo variar senão  $x$ . Logo, suppondo  $P' - P = A \delta y$ ,  $Q' - Q = A' \delta x$ , teremos  $A \delta y \cdot \delta x = A' \delta x \cdot \delta y$ , ou  $A = A'$ . Donde se segue, que no estado de equilibrio a diferencial de  $P$  tomada na supposiçã de ser somente variavel  $y$ , e dividida por  $\delta y$ , deve dar o mesmo que a diferencial de  $Q$  tomada na supposiçã de somente ser  $x$  variavel, e dividida por  $\delta x$ .

Ordinariamente se enuncia esta proposiçã de hum modo commodo, e abbreviado, a saber  $\frac{\delta P}{\delta y} = \frac{\delta Q}{\delta x}$ , ou

(que vem a ser o mesmo)  $\frac{dP}{dx} = \frac{dQ}{dy}$ .

215 Quando as forças não estão no mesmo plano, sempre podem reduzir-se a tres, duas das quais estejaõ no plano  $EPM$ , e a terceira seja perpendicular ao mesmo plano. Supponhamos pois, que o ponto  $M$  experimenta a acçã de tres forças  $P, Q, R$  parallelas ás tres coordenadas rectangulares  $x, y, z$ , das quais ellas são funcões quaisquer; e imaginemos oito pontos fluidos  $M, N, K, H, Q, O, S, R$  formando hum parallelepipedo rectangulo, que se póde

póde considerar como composto de seis canais rectangulares, e cada hum por si em equilibrio. Assim vemos, que o equilibrio no canal  $M N K H$  dá  $\frac{dP}{dy} = \frac{dQ}{dx}$ ; no canal

$M O Q H$ ,  $\frac{dP}{dz} = \frac{dR}{dx}$ ; e no canal  $M N S O$ ,  $\frac{dQ}{dz} = \frac{dR}{dy}$ . Os

outros tres canais darão as mesmas equações; e deste modo temos as condições gerais do equilibrio de hum fluido sujeito á acção de quaisquer forças.

216 Supponhamos agora, que o fluido  $ABCD$  (Fig. 68.) sujeito á acção da gravidade se move dentro do vaso que o contém, segundo qualquer lei, de maneira porém que cada ponto  $M$  não tenha mais que dous movimentos hum vertical ou paralelo a  $EP$ , e outro horizontal paralelo a  $PM$ . Se tivesse dous movimentos horizontais perpendiculares entre si, que he o caso mais composto do Problema; por meio do que acabamos de mostrar (n. 215.) se faria a applicação do que himos a mostrar na supposição de ser hum só, para maior simplicidade. Sejaõ quatro pontos fluidos  $M, N, K, H$  dispostos em fórma rectangular, e supponhamos que passado hum instante chegão respectivamente a  $m, n, k, h$ . Conduzaõ-se  $mp, nf, bg, kq$  perpendiculares ao eixo  $EP$ ; e supponhamos  $EP = x$ ,  $PM = y$ ,  $PO = z$ , o tempo  $= t$ , a velocidade do ponto  $M$  paralela a  $EP = u$ , a paralela a  $PM = v$ , e a gravidade  $= g$ . Assim teremos  $u = T.M$ ,  $v = T.N$ , sendo  $T$  huma função do tempo corrido desde o principio do movimento, e  $M, N$  funções sómente de  $x$  e de  $y$ . Porque como o fluido contiguo á parede  $BOD$  corre ao longo della, temos  $\frac{u}{v} = \frac{dx}{dz}$  quando  $y = z$ ; e  $\frac{dx}{dz}$  he sempre

huma função de  $x$  e  $z$  sómente, qualquer que seja o tempo  $t$ . Assim desapparecendo neste caso a função do tempo pela divisão de  $u$  por  $v$ , deveremos ter em geral  $u = MT$ ,  $v = NT$ , ao menos quando o fluido corre por dentro de hum vaso, como supponmos aqui.

217 Seja pois  $du = d(TM) = TA dx + TB dy + MT' dt$ , e  $dv = d(TN) = TA' dx + TB' dy + NT' dt$ , sendo  $A, B, A', B'$  funções de  $x$  e  $y$ ,  $T'$  huma função do tempo,  $dx$  e  $dy$  os espaços corridos vertical

tical e horizontalmente pelo ponto  $M$  no instante  $dt$ . Metendo por  $dx$  o seu valor  $u dt$  ou  $T M dt$ , e por  $dy$  o seu  $v dt$  ou  $T N dt$ , teremos a força vertical

$$\frac{du}{dt} = T^2 A M + T^2 B N + M T', \text{ e a horizontal } \frac{dv}{dt}$$

$= T^2 A' M + T^2 B' N + N T'$ . Porem, se as particulas naõ actuassem humas contra as outras, a velocidade vertical  $u$  no fim do instante  $dt$  seria  $u + g dt$ . Logo considerando, pelo principio de M. d'Alembert, a velocidade  $u + g dt$  como composta das duas  $u + du$  e  $g dt - du$ , e suppondo que a primeira destas he a que subsiste, deve a segunda  $g dt - du$  ser tal que naõ altere a primeira, e que seja destruida. Do mesmo modo se verá, a respeito da velocidade horizontal  $v$ , que o ponto  $M$  em virtude da velocidade  $-dv$  deveria ficar em equilibrio. Por conseguinte, se o ponto  $M$  fosse a cada

instante sollicitado pela acção das duas forças  $g - \frac{du}{dt}$  e

$-\frac{dv}{dt}$  deveria ficar em equilibrio; e assim teremos (n. 214.)

$$\text{a equação fundamental } \frac{d[g - (T^2 A M + T^2 B N + M T')]}{dy} \\ = \frac{d(-T^2 A' M - T^2 B' N - N T')}{dx}$$

218 Huma condição essencial, a que esta equação deve satisfazer, he que o fluido  $M N K H$  passando para  $m n k b$  naõ mude de volume, porque o supponmos incompressivel. Ora o ponto  $M$  no instante  $dt$  corre parallelamente a  $EP$  e  $PM$  os espaços  $u dt$  e  $v dt$ ; o ponto  $N$ , mudando-se a respeito delle as velocidades  $u$  e  $v$  em  $u + T B \delta y$  e  $v + T B' \delta y$ , corre parallelamente a  $EP$  e  $PM$  os espaços  $(u + T B \delta y) dt$ , e  $(v + T B' \delta y) dt$ ; o ponto  $H$ , pela mesma razão, os espaços  $(u + T A \delta x) dt$ , e  $(v + T A' \delta x) dt$ ; e em fim o ponto  $K$  os espaços  $(u + T A \delta x + T B \delta y) dt$ , e  $(v + T A' \delta x + T B' \delta y) dt$ . Logo teremos  $Ep = x + u dt$ ,  $pm = y + v dt$ ,  $Ef = x + (u + T B \delta y) dt$ ,  $fn = y + \delta y + (v + T B' \delta y) dt$ ,  $Eg = x + \delta x + (u + T A \delta x) dt$ ,  $gb = y + (v + T A' \delta x) dt$ ,  $Eq = x + \delta x + (u + T A \delta x + T B \delta y) dt$ ,  $gk$

$qk = y + \int y + (v + TA' \int x) + TB' \int y) dt$ ; e conseqüentemente

$$Ef - Ep = TB \int y dt$$

$$fn - pm = \int y + TB' \int y dt$$

$$Eq - Eg = TB \int y dt$$

$$qk - gb = \int y + TB' \int y dt$$

$$Eg - Ep = \int x + TA \int x dt.$$

Donde se vê, que  $mn$  pôde tomar-se como paralela a  $MN$ , e que  $mnkb$  pôde considerar-se como hum retângulo, cuja area he  $= (\int y + TB' \int y dt) (\int x + TA \int x dt)$ . Logo teremos  $\int x \int y = (\int y + TB' \int y dt) (\int x + TA \int x dt)$ ; e por conseguinte  $TA \int y \int x dt + TB' \int y \int x dt = 0$ , ou  $A = -B'$ , ou (que vem a

fer o mesmo)  $\frac{dM}{dx} = -\frac{dN}{dy}$ ; primeira equação de condi-

ção entre  $M$  e  $N$ , pela qual se vê que  $N dx - M dy$  deve sempre ser huma diferencial completa.

219 Alem disto, como a equação fundamental (n.217.) deve ser identica (n.214.), está claro que a parte  $\frac{d(MT')}{dy}$

do primeiro membro deve ser igual á parte  $\frac{d(NT')}{dx}$  do

segundo; e porque  $T'$  he constante nestas expressões, teremos  $\frac{dM}{dy} = \frac{dN}{dx}$ ; segunda equação de condição, pela qual se vê que  $M dx + N dy$  deve ser tambem huma diferencial completa.

220 As duas equações  $\frac{dM}{dx} = -\frac{dN}{dy}$ , e  $\frac{dM}{dy} = \frac{dN}{dx}$  satisfazem inteiramente á equação fundamental. Porque tendo já  $\frac{d(MT')}{dy} = \frac{d(NT')}{dx}$ , do resto da equação (sendo aqui  $T$  constante) feita a differenciação resultará

$$A \frac{dM}{dy} + M \frac{dA}{dy} + B \frac{dN}{dy} + N \frac{dB}{dy} = A' \frac{dM}{dx} + M \frac{dA'}{dx} + B' \frac{dN}{dx} + N \frac{dB'}{dx}.$$

E porque  $A = \frac{dM}{dx}$ ,  $B = \frac{dM}{dy}$ ,  $A' = \frac{dN}{dx}$

$$\frac{dN}{dx}, B' = \frac{dN}{dy}, \text{ teremos } A \frac{dM}{dy} = \frac{dM}{dx} \cdot \frac{dM}{dy}, B \frac{dN}{dy} = \frac{dM}{dy}$$

$$\frac{dN}{dy} = -\frac{dM}{dy} \cdot \frac{dM}{dx}, A' \frac{dM}{dx} = \frac{dN}{dx} \cdot \frac{dM}{dx}, B' \frac{dN}{dx} = \frac{dN}{dy}$$

$$\frac{dN}{dx} = -\frac{dM}{dx} \cdot \frac{dN}{dx}, M \frac{dA}{dy} = M \frac{d\left(\frac{dM}{dx}\right)}{dy}, M \frac{dA'}{dx} =$$

$$M \frac{d\left(\frac{dN}{dx}\right)}{dx} = M \frac{d\left(\frac{dM}{dy}\right)}{dx}, \text{ expressaõ que pela natureza}$$

$$\text{do calculo differencial he o mesmo que } M \frac{d\left(\frac{dM}{dx}\right)}{dy}, N \frac{dB}{dy}$$

$$= N \frac{d\left(\frac{dM}{dy}\right)}{dy}, N \frac{dB'}{dx} = N \frac{d\left(\frac{dN}{dy}\right)}{dx} = N \frac{d\left(\frac{dN}{dx}\right)}{dy} =$$

$$N \frac{d\left(\frac{dM}{dy}\right)}{dy}. \text{ E substituindo todos estes valores na equa-}$$

çaõ precedente, acharemos que todos os seus termos se destroem, e que he conseguintemente identica.

221 Ha hum caso, em que a equaçãõ  $\frac{dM}{dy} = \frac{dN}{dx}$  naõ tem lugar necessariamente; e he, quando for  $\frac{T'}{T^2} = b$ ,

sendo  $b$  huma constante, ou  $T = \frac{1}{a-bt}$ , sendo  $a$  outra constante. Entãõ riscando na equaçãõ fundamental (n.217.) os termos que se destroem em virtude da condiçãõ  $\frac{dM}{dx} =$

$-\frac{dN}{dy}$ , que sempre tem lugar, ao resto da equaçãõ se satisfaria



tisfaria sendo  $M \frac{dA}{dy} + N \frac{dB}{dy} + b \frac{dM}{dy} = M \frac{dA'}{dx} + N \frac{dB'}{dx} + b \frac{dN}{dx}$ .

Esta condição pôde exprimir-se de outro modo mais commo. Porque dando a equação fundamental nesta supposição  $\frac{d(A M + B N + b M)}{dy} = \frac{d(A' M + B' N + b N)}{dx}$ ,

está claro que  $dx (M \frac{dM}{dx} + N \frac{dM}{dy} + b M) + dy (M \frac{dN}{dx} + N \frac{dN}{dy} + b N)$  será huma differencial completa. Tirando

della a quantidade  $dx (M \frac{dM}{dx} + N \frac{dN}{dx}) + dy (M \frac{dM}{dy} + N \frac{dN}{dy})$ , que tambem he differencial completa, o res-

to  $(N dx - M dy) (\frac{dM}{dy} - \frac{dN}{dx}) + b (M dx + N dy)$

será tambem huma differencial completa, assim como a differencial  $N dx - M dy$ , que sempre he completa em vir-

tude da equação  $\frac{dM}{dx} = -\frac{dN}{dy}$ .

222 As funções  $M, N, T$  devem ser não somente compatíveis com a equação que exprime a figura das paredes do vaso, e representar o estado primitivo do fluido; mas tambem he necessario que sejam tais, que as superficies superior e inferior do fluido cortem perpendicularmente as direcções das forças em cada hum dos instantes do movimento, e que as forças em fim obrem de baixo para cima na superficie inferior, e de cima para baixo na superior. Quando todas estas condições não tem lugar juntamente, o problema não he solavel rigorosamente. Sobre o que pôde ver-se M. d' Alembert, a quem se deve esta Theorica, no seu *Ensayo sobre a resistencia dos fluidos*, e nos Volumes I e V dos seus *Opusculos Mathematicos*. Igualmente se podem consultar as Memorias de M. Euler sobre esta materia entre as da Academia de Berlin A. 1755.

Por

Por aqui se póde fazer huma idea geral do methodo rigoroso, que o principio da *igualdade de pressão* nos oferece para determinar o movimento dos fluidos. Mas, como temos dito, este methodo requer a coexistencia de muitas condições, e essas podem ser incompativeis entre si, ao menos em todo o rigor. Donde resulta, que são muito poucos os casos, em que o problema se póde resolver assim; e nesses mesmos, são os calculos quasi impraticaveis, por muito prolixos e complicados. Por esta razão tomaremos esta materia em outro ponto de vista, donde venhão resultados mais faceis, que sendo confrontados com os da experiencia possaõ ser uteis na pratica.

## CAPITULO I.

*Do movimento das aguas, que sahem por quaisquer orificios de vasos constantemente cheios.*

223 **C** Onsta pela experiencia 1º, que sahindo a agua de qualquer vaso *ACDB* (Fig. 69. 70.) por hum orificio *PQ*, todas as particulas comprimindo-se humas ás outras tem huma tendencia para o orificio; 2º, que descem com velocidades sensivelmente verticais e iguais até huma certa distancia do plano horizontal que passa pela borda superior do orificio, distancia que mal se póde determinar, mas que na maior parte das experiencias se acha ser de tres até quatro pollegadas; 4º, que passado este termo todas as particulas que não correspondem verticalmente ao orificio, caminhaõ para elle de todas as partes por direcções mais ou menos obliquas; 4o. que procurando cada huma das particulas conservar a sua velocidade pela direcção obliqua com que entra no orificio, a veia da agua se contrahe até huma certa distancia *Pp*, formando huma especie de pyramide truncada, que tem a base menor *pq* no lugar onde a veia acaba de se contrahir. He essencialmente necessario na pratica attender a esta contracção, como adiante mostraremos.

224 Sejaõ *AB, TV, RL* &c as secções planas, ou curvas, perpendiculares ás direcções das particulas, de maneira que as mesmas particulas individuais que se achão

H

em

em  $AB$  desçaõ consecutivamente para  $TV, RL$  &c; he evidente, que conservando-se o vaso constantemente cheio por meio de nova agua que nelle entra a substituir a que sahe pelo orificio, e havendo o fluxo tomado huma velocidade permanente, as secções  $AB, TV$  &c devem ser sempre as mesmas, porque as particulas nos mesmos lugares necessariamente haõ de ter as mesmas velocidades tanto em direcção, como em quantidade. O modo de conservar os vasos constantemente cheios he indifferente, com tanto que a agua que entra naõ communique abalo nenhum sensivel á que está no interior delles.

225 Isto posto, considere-se o fluido dividido em huma infinidade de camadas iguais  $ABba, TVut$  &c, comprehendidas entre secções infinitamente vezinhas, e perpendiculares ás direcções das particulas; e seja  $pqgf$  o pequeno prisma de licor, que sahe pelo orificio no instante em que a superficie  $AB$  desce até  $ab$ , e  $TV$  até  $tu$  &c. Está claro, que este prisma deve ser igual a qualquer das camadas; e assim, sendo  $B$  a area da base de huma das camadas  $TV$ , e  $x$  a altura de hum prisma que tendo a base  $B$  he igual á dita camada  $TVut$ ,  $C$  a area  $pq$ , e  $y$  a altura do prisma  $pqgf$ , teremos  $Bx = Cy$ , e conseguintemente  $x:y::C:B$ . E porque a superficie  $TV$  se abaixa até  $tu$  em quanto  $pq$  se abaixa até  $fg$ , he evidente que  $x, y$  representaõ as velocidades medias das duas camadas  $TVut, pqgf$ . Logo a velocidade de qualquer secção do fluido tomada no interior do vaso he para a velocidade do licor ao sabir do orificio como a area do orificio para a area da secção.

226 Daqui se segue, que sendo o orificio infinitamente pequeno em comparação da amplitude do vaso, a velocidade do licor na sahida do orificio será infinita em comparação da velocidade das secções interiores; e porque na natureza naõ existe velocidade infinita, será a velocidade no orificio finita, e no interior infinitamente pequena em comparação della.

227 Se compararmos entre si as quantidades dos licores, da mesma ou differente especie, que sahem com velocidades uniformes pelos orificios de dous quaisquer vasos (Fig. 71. 72.), he manifesto que serão entre si na razão composta dos tempos, das areas dos orificios, e das velocidades; e se os tempos forem iguais, serão na razão com-

composta das velocidades, e das areas dos orificios.

228 Para determinarmos, agora a velocidade, com que sahe qualquer licor de hum vaso  $ACDB$  por hum orificio infinitamente pequeno  $pq$  (Fig. 71.) , reflectiremos que sendo infinitamente pequena a velocidade das particulas no interior do vaso (n. 226.) , póde suppor-se que todas as camadas superiores ao orificio perdem a velocidade, que terião naturalmente em virtude da gravidade; e conseguintemente, que o pequeno prisma de licor  $pqgf$ , que sahe a cada instante, he impellido pelo fluido superior da mesma maneira, que o seria huma tampa applicada ao orificio para impedir a sahida. Assim, sendo  $p'$  a densidade ou pezo especifico do fluido, a força motriz que expelle o prisma  $pqgf$  será representada por  $p'.bq.pq$  (n. 39.) .

Supponhamos que no instante em que a pressãõ  $p'.bq.pq$  faz sahir o prisma  $pqgf$ , a gravidade absoluta de hum prisma  $pqxy$  (a qual se póde representar por  $p'.pq.qx$ ) por si só o faria correr a pequena altura  $qx$ , começando desde o estado de quietaçãõ. Está claro, que sendo as forças motrizes  $p'.bq.pq$ ,  $p'.qx.pq$  proporcionais ás quantidades de movimento que produzem, se chamarmos  $V$  e  $u$  as velocidades que ellas imprimem nas massas  $pqgf$ ,  $pqgx$ , teremos  $p'.bq.pq : p'.qx.pq :: pqgf.V : pqxy.u$ , ou  $p'.bq.pq : p'.qx.pq :: pq.V.V : pq.u.u$  (n. 227.) , e conseguintemente  $bq : qx :: V^2 : u^2$ . Mas  $qx$  he o espaço, pelo qual descendo hum grave adquirio a velocidade  $u$ , e pela theorica do movimento dos graves consta que os espaços saõ na razãõ duplicada das velocidades adquiridas; logo  $bq$  he a altura donde deveria cahir hum grave para adquirir a velocidade  $V$ . Logo a velocidade de hum fluido ao sahir de qualquer orificio infinitamente pequeno he igual á que teria adquirido hum grave cabindo da altura do fluido  $bq$  acima do orificio  $pq$ ; ou mais brevemente, a velocidade do fluido he devida á sua altura.

229 O raciocinio precedente suppoem necessariamente, que o orificio he infinitamente pequeno, para que o licor possa ser expellido pelo pezo da columna superior. Sem embargo, a maior parte dos autores elementares, que nisto tem quasi todos copiado a M. Varignon, affirmãõ que o licor ao sahir de hum orificio horizontal he

expellido pelo pezo da columna superior, sem limitar a grandeza do orificio. Mas para ver, que a proposição não he verdadeira em geral, basta reflectir que se imaginarmos hum cylindro vertical cheio de agua, e de repente se tirar ou aniquilar o fundo, a camada inferior do fluido não sentirá pressão alguma das superiores, mas todas descerão com a mesma velocidade, conforme a acceleração dos graves, como se tudo fosse hum corpo solido. A camada do fundo não he carregada do pezo da columna superior, senão quando as camadas superiores perdem as suas velocidades naturais da gravidade, e consequentemente quando o orificio he infinitamente pequeno.

Ainda que em rigor a proposição he fomite verdadeira a respeito dos orificios infinitamente pequenos, na pratica com tudo, quando os orificios ainda que finitos são pequenos em comparação das amplitudes dos vasos, de maneira que não exceda por exemplo a razão de 1 para 20, observa-se que as velocidades são sensivelmente as mesmas que nos orificios infinitamente pequenos. Neste caso a pressão da columna superior he menor, mas isso he sensivelmente compensado com o movimento que trazem as particulas, que immediatamente impellem o pequeno prisma que actualmente sahe pelo orificio. Somente se observa, que a velocidade não adquire a sua plenitude uniforme e permanente, senão passados alguns segundos de tempo; e quanto o orificio he mais consideravel, tanto se manifesta mais esta desigualdade.

230 He manifesto, que a proposição precedente se estende aos orificios laterais sendo infinitamente pequenos, de maneira que todos os seus pontos se possa julgar igualmente distantes da superficie do fluido; porque a pressão he igual para todas as partes, quando as alturas do fluido são as mesmas.

231 E porque a velocidade he igual á que teria adquirido o fluido cahindo da altura  $bq$ , pela theorica dos graves concluiremos que o licor ao sahir do orificio tem huma velocidade capaz de o fazer subir á mesma altura  $bq$ ; e que com essa velocidade uniforme correria hum espaço igual a  $2bq$  no mesmo tempo que gastaria hum grave em cair da altura  $bq$ .

232 Seja  $bq, lk$  as alturas dos licores  $ACDB, OGHP$  (Fig. 71. 72.), acima dos pequenos orificios  $pq, ik$ ; e  
 $V, v$

$V$ ,  $v$  as velocidades respectivas com que sahem por elles. Como cada huma destas velocidades, seja qual for a natureza do fluido, he representada pela raiz quadrada da altura da columna que lhe corresponde, teremos sempre em geral  $V : v :: \sqrt{bq} : \sqrt{lk}$ , isto he, *serão as velocidades na rasão subduplicada das alturas dos fluidos, quer sejaõ da mesma especie, quer não.*

Daqui se vê, quanto se engana o autor da Architectura Hydraulica (tom. 1. p. 187.), quando diz que as velocidades de dous licores differentes, de agua e mercúrio por exemplo, são entre si como as raizes quadradas dos productos das alturas multiplicadas pelas gravidades especificas. Devia reflectir no mesmo exemplo que dá (n. 490.), que se a columna que expelle o mercúrio pelo orificio de hum vaso he quatorze vezes mais pezada do que a columna que expelle a agua pelo orificio do outro, tambem a massa expellida no primeiro caso he quatorze vezes mais pezada do que no segundo; e assim acharia que a velocidade deve ser a mesma em ambos os casos. Em geral he evidente, que todas as vezes que as forças motrizes são proporcionais ás massas que ellas poem em movimento, as velocidades são iguais.

233 Com os principios, que havemos exposto, facilmente se determinará a relação entre a area do orificio, a altura do fluido acima d'elle, o tempo da fluxão, e a quantidade de licor que nelle deve sahir, ou o orificio seja horizontal, ou lateral, com tanto que neste segundo caso seja tão pequeno, ou de tal sorte posto, que todos os seus pontos se possaõ julgar igualmente distantes da superficie do fluido.

Seja  $K$  a area do orificio  $pq$  (Fig. 71.),  $b$  a altura constante  $bq$  da agua no vaso,  $Q$  a quantidade della que sahe no tempo  $t$ , e  $a$  a altura donde hum grave cahe em huma unidade de tempo. Pela theorica do movimento dos graves acharemos, que o tempo que deveria gastar hum grave em cahir da altura  $b$  he  $= \sqrt{\frac{b}{a}}$ . Po-

rém neste tempo deve sahir huma columna de fluido, que tem por base  $K$ , e por altura  $2b$  (n. 231.), porque a altura  $b$  he constante, e conseguintemente uniforme a velocidade ao sahir do orificio. Logo no tempo representa-

do

do por  $\sqrt{\frac{b}{a}}$  fahirá a quantidade de fluido representa-

da por  $2bK$ ; e conseguintemente teremos  $\sqrt{\frac{b}{a}} : t ::$

$$2bK : Q, \text{ e } Q = 2tK\sqrt{ab}.$$

Daqui se mostra, que as quantidades de fluido, que no mesmo tempo sahem por orificios diferentes, são entre si na razão composta da razão dos orificios, e da razão subduplicada das alturas do fluido.

A quantidade  $a$  he sempre constante e igual a 15 pés e 1 pollegada, quando o tempo se conta por segundos. As outras quantidades  $K, t, b, Q$  podem variar; e bem se vê que sendo dadas tres quaisquer dellas, a quarta se determinará pela equação precedente.

234 Esta mesma equação serve para resolver o problema seguinte: Supponhamos, que no interior de hum canhão se faz subitamente hum vazio, pela explosão da pólvora; e que se pergunta o tempo, que gastará o ar em entrar nelle, e correr todo o seu comprimento. Sendo a pressão da atmosfera, que faz entrar o ar no canhão, equivalente a huma columna de agua de 32 pés (n. 85.), ou a huma columna de ar uniforme de 32.850 pés (n. 90.), não he necessario mais que fazer na equação precedente  $b = 27200$  pés, e  $Q = Kl$ , sendo  $l$  o comprimento do canhão; e teremos  $t = \frac{l}{2\sqrt{ba}}$ . Se, por exemplo, for

$l = 16$  pés, achar-se-ha  $t = \frac{3}{4}$  de hum minuto tercei-

ro proxivamente. Desprezamos aqui a pequena quantidade de ar que entra pelo ouvido, e a pequena variação que experimenta a elasticidade do fluido, em quanto corre o espaço  $l$ .

235 Para determinar a fluxão dos licores por orificios horizontais de qualquer grandeza, a maior parte dos Autores de Hydraulica fazem duas hypotheses gerais: huma he, que imaginando o fluido dividido em huma infinidade de camadas horizontais, estas descem sempre parallelamente a si mesmas; e a outra, que todos os pontos de huma mesma camada tem a mesma velocidade vertical. A primeira parece ser huma consequencia necessaria da experiencia; porque evacuando-se qualquer vaso  
por

por hum orificio , a superficie do licor sempre se conserva horizontal , e parallela a si mesma , ao menos até chegar muito perto do fundo , e as mesmas causas que conservão o parallelismo da primeira camada devem produzir o mesmo effeito nas camadas inferiores , ao menos proximamente. A segunda não he rigorosamente exacta , quando o vaso não he prismatico e vertical ; porque as particulas contiguas ás paredes devem seguir a direcção dellas , e perturbar nesse caso o movimento vertical das particulas vezinhas. Mas como o numero das particulas de huma camada que tocão as paredes he infinitamente pequeno em comparação do numero das outras , podem estas alterações suppor-se nullas , sem erro sensível.

Assim vemos , que estas duas supposições são muito admissiveis na parte superior do vaso. Porém na parte vezinha ao orificio estão muito longe da verdade ; porque, como affirma dissemos , todos os pontos fluidos se dirigem então obliquamente para o orificio , e por conseguinte não pôde suppor-se que as mesmas particulas individuais formem huma mesma camada , cujos pontos se abaixem verticalmente. Assim não he possível , que as circumstancias do effluxo da agua calculadas por estas duas hypotheses sejam exactamente conformes á experiencia. Sem embargo , he facil de ver que os erros procedidos destas supposições devem seguir a mesma lei em todos os casos , ao menos proximamente ; e deste modo , conhecendo pela experiencia as correcções que se devem fazer aos resultados theoricos , podem servir estes de muita utilidade na pratica. Debaxo desta restricção admittiremos aqui esta theorica , porque tudo bem ponderado , parece que não se tem imaginado até agora cousa melhor para representar o movimento dos fluidos por formulas analyticas , que não involvaõ calculos extremamente complicados.

236. Seja pois  $AÇDE$  hum fluido sujeito á acção da gravidade em hum vaso , do qual sahe por hum orificio horizontal  $pq$  de qualquer grandeza aberto no fundo  $CD$  ( Fig. 73. ). Imaginemos este fluido dividido em huma infinidade de camadas horizontais , e iguais  $ABba$ ,  $TVut$  &c , que se abaixão parallelamente a si mesmas , tendo cada huma a mesma velocidade vertical em toda a sua extensaõ. Todas estas camadas obraõ humas contra as outras,



trás, ou comprimindo-se reciprocamente, ou arrastando-se em virtude da adherencia que tem entre si; de maneira, que se a velocidade de humas he retardada de hum instante para outro, a velocidade das outras he accelerada. Succede neste caso ao movimento das particulas fluidas o mesmo que ao systema de muitos corpos solidos, dos quais nenhum póde mover-se sem actuar sobre os outros, e sem experimentar a reacção delles.

Isto posto, levante-se a vertical  $pE$ ; e seja a altura constante do fluido  $Ep = b$ , a area do orificio  $pq = K$ , a area representada pela linha  $AB$ , que he huma função de  $Ep$ , dada pela figura do vaso  $= M$ , a altura indeterminada  $EH = x$ , a area representada por  $TV$ , função dada de  $x = y$ , a velocidade da secção do fluido que sahe pelo orificio  $= u$ , a velocidade da secção  $TV$   $ut = v$ , o tempo  $= t$ , e a gravidade  $= g$ . Assim, suppondo que no instante  $dt$  a velocidade  $v$  se faz  $v + dv$  ( $dv$  póde ser positivo, ou negativo), e reflectindo que se faria  $v + gdt$  se as camadas não actualassem entre si, está claro que sendo  $v + gdt = v + gdt + dv - dv$ , todo o fluido ficaria em equilibrio, se cada huma das camadas não fosse animada senão pela velocidade  $gdt - dv$ . Estas velocidades variaõ de huma camada para a outra, e por toda a extensaõ da altura  $Ep$  deveremos ter  $\int dx (gdt - dv) = 0$ ;

e porque  $v = \frac{Ku}{y}$ ,  $dv = \frac{K(y du - u dy)}{yy}$ , e  $dt = \frac{dx}{v}$

$$= \frac{y dx}{Ku}, \text{ teremos } \int \frac{gy dx^2}{Ku} - \int \frac{K dx (y du - u dy)}{yy} = 0.$$

237 Como o integral precedente deve tomar-se relativamente á altura  $Ep$ , e consequentemente  $u$  e  $du$  devem considerar-se para o caso como constantes, e sendo por outra parte  $y dx$  huma quantidade constante, podemos reduzir a nossa equação a esta fórma

$$\frac{gy dx}{Ku} \int dx - K du \int \frac{dx}{y} + K u y dx \int \frac{dy}{y^2} = 0. \text{ Porém } \int dx \text{ vem a ser } b, \int \frac{dx}{y}$$

(supprindo convenientemente a homogeneidade) póde representar a area, que chamaremos  $N$ , de huma curva construida sobre o eixo  $Ep$ , que tenha por ordenadas as diferentes secções do vaso, que correspondem aos diferentes

tes

tes pontos de  $E p$ ,  $\int \frac{dy}{y^3}$  representa a area de huma curva que deve desvanecer quando  $y = AB = M$ , e ter o seu valor completo quando  $y = K$ , que será conseguintemente

$$= \frac{1}{2M^2} - \frac{1}{2K^2}, \text{ e em fim } y dx = ABba = M.Ee.$$

Logo  $2gbM^2.Ee - 2K^2MNudu + uu.Ee(K^2 - M^2) = 0$ . Sendo pois  $s$  a altura devida á velocidade  $u$ , será  $uu = 2gs$ , e substituindo este valor teremos finalmente

$$bM^2.Ee - K^2MNds + s.Ee.(K^2 - M^2) = 0.$$

238 Supponhamos agora, que o vaso se conserva constantemente cheio na altura  $pE$ ; e para isso imaginemos que á medida que a superficie  $AB$  se abaixa em hum instante até  $ab$ , e que sahe conseguintemente huma pequena quantidade de licor igual a  $AB.Ee$ , a camada  $ABba$  he substituida por outra, creada (para o dizer affim) no seu lugar, e com a mesma velocidade della. Além disto seja  $Kz$  o licor que sahe pelo orificio  $K$  no tempo  $t$ , e teremos evidentemente  $Kdz = M.Ee$ ; donde se mudará a equação precedente nesta fórma

$$bM^2dz - KM^2Nds + (K^2 - M^2)sdz = 0,$$

na qual sómente  $z$  e  $s$  são variaveis.

Se  $K$  for infinitamente pequeno, esta equação se reduz a  $bM^2dz = M^2sdz$ , ou  $b = s$ , como tinhamos achado (n. 228.).

A equação precedente he facil de integrar. Porque fazendo  $\frac{b}{KN} = b$ ,  $\frac{M^2 - K^2}{KM^2N} = f$ , teremos  $ds + fsdz =$

$bdz$ . Donde se tira, pelo methodo de que já nos havemos servido (n. 105.)

$$s = \frac{b}{f} \left( 1 - e^{-fz} \right),$$

sendo  $e$  o numero que tem por logarithmo a unidade, e completando-se o integral de maneira, que  $z$  e  $s$  desvançam ao mesmo tempo.

239 Para conhecer a relação entre o tempo  $t$  e a velocidade  $u$ , ou a altura  $s$  que lhe he devida, observaremos

mos que  $dt = \frac{dz}{u} = \frac{ds}{(b-fs)\sqrt{2gs}}$ . Fazendo  $\frac{b}{f} = m^2$ ,

e  $s = y^2$ ; teremos  $dt = \frac{2}{f\sqrt{2g}} \cdot \frac{dy}{m^2 - y^2} = \frac{1}{fm\sqrt{2g}}$

$\left( \frac{dy}{m+y} + \frac{dy}{m-y} \right)$ , e por conseguinte  $t = \frac{1}{fm\sqrt{2g}}$

$\int \frac{1}{m-y} = \frac{1}{f\sqrt{b}\sqrt{2g}} \cdot \int \frac{1}{\sqrt{b-fs}}$ ; integral, que não

carece de constante, porque  $t = 0$  dá  $s = 0$ .

240 Do mesmo modo para conhecer a relação entre o

tempo e o espaço corrido  $z$ , poremos na equação  $dt =$

$\frac{dz}{u}$  em lugar de  $u$  o seu valor  $\sqrt{2gs}$ , e em lugar de  $s$

o seu valor acima achado (n. 238.), e teremos

$$dt = \frac{dz}{\sqrt{\frac{2bg}{f}} \cdot \sqrt{(1 - e^{-fz})}}$$

Suppondo  $1 - e^{-fz} = xx$ , será  $dt = \frac{2}{\sqrt{2bgf}} \cdot \frac{dx}{1 - xx}$

$= \frac{1}{\sqrt{2bgf}} \left( \frac{dx}{1+x} + \frac{dx}{1-x} \right)$ , e conseguintemente

$t = \frac{1}{\sqrt{2bgf}} \cdot \int \frac{1+x}{1-x} = \frac{1}{\sqrt{2bgf}} \cdot \int \frac{1 + \sqrt{(1 - e^{-fz})}}{1 - \sqrt{(1 - e^{-fz})}}$

integral completo, porque  $z = 0$  dá  $t = 0$ , como deve

ser. Por meio desta equação se conhecerá a quantidade de

agua, que sahe pelo orificio em hum tempo dado, porque essa quantidade he  $= Kz$ , que agora se póde exprimir por huma função do tempo, e de constantes.

241 O modo de entreter o vaso  $ACDB$  constantemente cheio, que acima imaginamos (n. 238.), raras vezes póde ter lugar na pratica. Ha outro mais usado, que consiste em imaginar que a nova camada  $ABba$  ajuntada a cada instante, para reparar a despeza que se faz pelo orificio, he fornecida por huma affusão lateral, e que ella recebe a sua velocidade primitiva da camada immediata que

que a arrasta consigo em virtude da tenacidade reciproca das partes do fluido. Então he necessario fazer algumas mudanças no methodo precedente.

Consiervando todas as outras denominaçoens, supponhamos que a velocidade da camada  $ABba$  he  $= V$ . Como ella, se fosse deixada á acção livre da gravidade, teria adquirido em hum instante  $dt$  a velocidade  $g dt$ , podemos considerar esta velocidade  $g dt$  como composta da velocidade  $V$  e de outra velocidade  $g dt - V$  que deve ser destruida. Por conseguinte, se houvesse sómente na camada  $ABba$  a velocidade  $g dt - V$ , e nas outras a velocidade  $g dt - dv$ , todo o systema deveria ficar em equilibrio. Logo teremos  $Ee.(g dt - V) + \int dx(g dt - dv) = 0$ . Donde resulta, desprezando  $g dt$  em comparação de  $V$ , a equação  $2gbM^2.Ee - 2KMVu.Ee - 2K^2MNudu + Ee.u^2(K^2 - M^2) = 0$ . Em fim pondo em lugar de  $V$  o seu valor  $\frac{Ku}{M}$ , e praticando tudo o mais como no methodo antecedente, teremos

$$bM^2 dz - (K^2 + M^2) s dz - KM^2 N ds = 0;$$

equação da mesma forma que a outra (n. 238.), e consequentemente susceptivel de calculos analogos aos que

della deduzimos. Bem se vê, que basta tomar  $f = \frac{K^2 + M^2}{KM^2N}$

em lugar de  $f = \frac{M^2 - K^2}{KM^2N}$  para applicar as formulas que

havemos deduzido ao caso presente.

242. A equação final do n. 237. póde tambem servir para achar o movimento de huma quantidade determinada de fluido dentro de hum vaso, em virtude da gravidade, ou de hum impulso primitivo, ou de ambas estas causas juntamente. Havendo imaginado que o fundo  $CD$  se aniquila, ou que  $K = CD$ , supponhamos que a porção dada do fluido occupa no primeiro instante o espaço  $SZKX$ , e que no fim do tempo  $t$  tem chegado á posição indeterminada  $ACDB$ . Está claro, que chamando  $z$  o espaço  $OE$  corrido verticalmente pela superficie do fluido, as quantidades  $M, K, N, b$  serão funções dadas de  $z$  e de constantes, porque he dada a figura do vaso, e os espaços  $SZKX, ACDB$  são iguais entre si. Donde se segue que a equa-

a equação que representa o movimento do fluido será sempre desta fórma

$$Z dz + A Z' ds + B s Z'' dz = 0,$$

sendo  $Z, Z', Z''$  funções de  $z$ , e  $A, B$  quantidades constantes. Esta equação se integrará, de maneira, que satisfaça á condição da velocidade inicial de qualquer secção dada do fluido; e sendo achada a relação entre  $s$  e  $z$ , facilmente se achará  $t$  em  $s$ , ou em  $z$ .

Quando o fluido não for pezado, o primeiro termo da equação, que he relativo a esta força, se desvanece; e a equação fica muito mais simples.

243 O methodo, que até agora havemos exposto, applica-se muito bem aos orificios horizontais; mas não succede o mesmo nos laterais. Estes contribuem muito a perturbar o parallelismo das camadas; e além disso, as particulas fluidas que sahem por elles não tem todas a mesma velocidade, porque as mais distantes da superficie do fluido se movem necessariamente com mais velocidade. Então o methodo mais simples, e que dá resultados sufficientemente conformes á experiencia, he o seguinte.

244 Como temos visto, que o fluido sahe por hum orificio lateral infinitamente pequeno do mesmo modo que por hum horizontal situado em igual distancia da superficie do fluido (n. 230.); quando o orificio lateral for de grandeza consideravel podemos suppollo dividido em huma infinidade de rectangulos, ou trapezios horizontais, e considerar cada hum delles como hum orificio infinitamente pequeno. Designando pois cada hum destes elementos por  $dS$ , e a quantidade total de fluido que dá o orificio no tempo  $t$  por  $Q$ , a altura do fluido respectiva ao elemento  $dS$  por  $z$ , e a altura donde cahe hum grave em huma unidade de tempo por  $a$ ; teremos (n. 233)

$$Q = 2tVa \int dS \sqrt{z}.$$

245 EXEMPLO I. Determinar a quantidade de fluido que em hum tempo dado sahe pelo orificio rectangular vertical  $LNOM$  praticado em huma das paredes de qualquer vaso (Fig. 74.).

Seja a altura do fluido acima da parte superior  $VK = b$ ,  $VR = H$ ,  $LM = f$ ,  $LX = x$ , e consequentemente  $VI = z = b + x$ ,  $XZ = x = dS = f dx$ . Logo teremos  $Q = 2tVa \int f dx \sqrt{b + x}$ ; e tomando este integral entre os limites  $x = 0$ , e  $x = H - b$ , teremos finalmente

$$Q =$$

$$Q = \frac{4}{3} f t (H \sqrt{H} - b \sqrt{b}) \sqrt{a}.$$

Donde se vê, que das cinco quantidades  $H, b, f, t, Q$ , sendo dadas quatro, a quinta se pôde sempre determinar por esta equaçã.

246 Supponhamos, que  $y$  he a altura media da agua acima de hum ponto  $I$  do orificio, isto he, huma altura tal, que se todos os pontos do fluido que sahem pelo orificio tivessem a mesma velocidade que tem os pontos que sahem pela horizontal  $XIx$ , em igual tempo sahisse huma quantidade de agua igual á que dá o mesmo orificio com as velocidades naturais, segundo a hypothese deste problema. Assim teremos  $Q = 2 t f (H - b) \sqrt{a y}$  (n. 233.); e igualando entre si os dous valores de  $Q$ , acharemos

$$y = \frac{4(H \sqrt{H} - b \sqrt{b})^2}{9(H - b)^2}.$$

Esta altura differe pouco da distancia do centro de gravidade do orificio á superficie do fluido, a qual he  $\frac{H + b}{2}$ ; de maneira que sendo  $b = 0$ , temos  $y = \frac{4}{9} H$ ,

sendo a differença  $\frac{1}{18}$  da altura do orificio  $KR$ . Quanto mais estiver levantada a superficie da agua acima da base superior do orificio, tanto menor se fará esta differença; e consequentemente na pratica pôde tomar-se por altura media a distancia do centro de gravidade do orificio á superficie do fluido.

247 EXEMPLO II. Determinar a quantidade de fluido, que em hum tempo dado sabe pelo orificio vertical  $LN M$ , aberto em forma de triangulo isosceles, com a base  $LM$  horizontal (Fig. 75.).

Seja a base do triangulo  $LM = f$ , a altura do fluido acima della  $VR = H$ , e acima do vertice  $VN = b$ . Tomando na recta  $NR$  huma abscissa  $x$ , e tirando huma ordenada parallela á base  $LM$ , será a sua expressã

$$\frac{f x}{H - b}, \text{ e consequentemente } dS = \frac{f x dx}{H - b}, \text{ e } x = b + x.$$

Logo  $Q = \frac{2 t f \sqrt{a}}{H - b} \int x dx \sqrt{b + x}$ ; e tomando este in-

tegral

tegral entre os limites de  $x = 0$ , e  $x = H - b$ , teremos a equação

$$Q = \frac{4ft(3H^2\sqrt{H} + 2b^2\sqrt{b} - 5Hb\sqrt{H})\sqrt{a}}{15(H-b)}$$

248 Sendo  $y$  a altura media da agua, acharemos  $Q = ft(H-b)\sqrt{ay}$ ; e igualando entre si os dous valores de  $Q$ , resultará

$$y = \frac{16(3H^2\sqrt{H} + 2b^2\sqrt{b} - 5Hb\sqrt{H})^2}{225(H-b)^4}$$

Este valor differe muito pouco da distancia do centro de gravidade do triangulo á superficie do fluido; porque no caso da maior differença quando  $b = 0$ , he de  $\frac{2}{25}$  de

$NR$ , e quando o fluido está elevado consideravelmente acima de  $N$ , esta differença vem a ser insensível.

249 EXEMPLO III. Determinar a quantidade de fluido que sahe pelo orificio triangular, e isosceles  $LMN$ , que tem a base  $LM$  horizontal, e o vertice  $N$  para a parte de baixo (Fig. 76.).

Seja  $VN = H$ ,  $VR = b$ ,  $LM = f$ ; e tomando na recta  $NR$  huma abscissa  $x$ , teremos  $dS = \frac{fx dx}{H-b}$ , e  $z = H - x$ . Logo  $Q = \frac{2ft\sqrt{a}}{H-b} \int x dx \sqrt{H-x}$ ; e tomando este integral entre os limites de  $x = 0$ , e  $x = H - b$ , teremos

$$Q = \frac{4ft(2H^2\sqrt{H} + 3b^2\sqrt{b} - 5Hb\sqrt{b})\sqrt{a}}{15(H-b)}$$

250 Suppondo a altura media da agua acima do orificio  $= y$ , será  $Q = ft(H-b)\sqrt{ay}$ ; e igualando os dous valores de  $Q$ , acharemos

$$y = \frac{16(2H^2\sqrt{H} + 3b^2\sqrt{b} - 5Hb\sqrt{b})^2}{225(H-b)^4};$$

valor, que differe muito pouco da distancia do centro de gravidade do triangulo á superficie da agua. A sua maior

maior differença , quando  $b=0$ , he  $\frac{11}{225}$  de  $N R$ .

251 EXEMPLO IV. Determinar a quantidade de licor que sahe por bum orificio vertical circular  $LMNP$  em bum tempo dado ( Fig. 77. ).

Seja o raio  $OL = r$ , a rasab entre a altura do fluido acima do centro  $OV$  e o raio  $= n$ , isto he,  $OV = nr$ , e o angulo  $LOQ = x$ . Assim teremos  $QR = r \text{ sen } x$ ,  $LR = r - r \text{ cos } x$ ,  $Rr = r dx \text{ sen } x$ , e  $VR = nr - r \text{ cos } x$ . Logo  $dS = 2 r^2 dx \text{ sen } x^2$ ,  $x = nr - r \text{ cos } x$ ; e consequentemente

$$Q = 4 r^2 \int dx \text{ sen } x^2 \sqrt{(n - \text{cos } x)}.$$

Para integrarmos actualmente o segundo membro, reflectiremos que  $dx \text{ sen } x \sqrt{(n - \text{cos } x)} = dx (1 - \text{cos } x^2) \sqrt{(n - \text{cos } x)}$

$$= dx (1 - \text{cos } x^2) \left( n^{\frac{1}{2}} - \frac{\text{cos } x}{2 n^{\frac{1}{2}}} - \frac{\text{cos } x^2}{8 n^{\frac{1}{2}}} \right.$$

$$\left. - \frac{\text{cos } x^3}{16 n^{\frac{5}{2}}} - \frac{5 \text{cos } x^4}{128 n^{\frac{7}{2}}} - \frac{7 \text{cos } x^5}{256 n^{\frac{9}{2}}} \&c \right) = n^{\frac{1}{2}} dx \left( 1 \right.$$

$$\left. - \text{cos } x^2 + \frac{\text{cos } x^3 - \text{cos } x}{2 n} + \frac{\text{cos } x^4 - \text{cos } x^2}{8 n^2} + \frac{\text{cos } x^5 - \text{cos } x^3}{16 n^3} \right.$$

$$\left. + \frac{5 \text{cos } x^6 - 5 \text{cos } x^4}{128 n^4} \&c \right). \text{ Porém temos em geral } \text{cos } x^2$$

$$= \frac{1}{2} + \frac{1}{2} \text{cos } 2x, \text{cos } x^3 = \frac{3}{4} \text{cos } x + \frac{1}{4} \text{cos } 3x, \text{cos } x^4$$

$$= \frac{3}{8} + \frac{1}{2} \text{cos } 2x + \frac{1}{8} \text{cos } 4x, \&c; \text{ valores que de-}$$

vem ser substituidos na equaçã precedente, para se proceder á integraçã em geral. Mas reflectindo, que para o orificio inteiro havemos de tomar o integral entre os limites  $x = 0^\circ$ , e  $x = 180^\circ$ , podemos desprezar na substituiçã todos os termos que contêm  $\text{cos } x$ ,  $\text{cos } 2x$ ,  $\text{cos } 3x$  &c, porque estes na integraçã deverã dar  $\text{sen } x$ ,  $\text{sen } 2x$ ,  $\text{sen } 3x$  &c, que nos ditos limites saõ  $= 0$ . Assim pode-

$$\text{demos fazer } \text{cos } x^2 = \frac{1}{2}, \text{cos } x^3 = 0, \text{cos } x^4 = \frac{3}{8}, \text{cos } x^5$$

$$= 0,$$



$= 0$ ,  $\cos n^6 = \frac{5}{16}$  &c; e teremos  $dx \operatorname{sen} x^2 \sqrt{(n - \cos x)}$

$= \frac{1}{2} n^2 dx \left( 1 - \frac{1}{32 n^2} - \frac{5}{1024 n^4} \&c \right)$ . E porque o integral se ha de tomar entre os limites  $x = 0$ , e  $x = c$ , sendo  $c$  a semicircumferencia do circulo que tem por semidiametro a unidade, teremos finalmente

$$Q = 2 c t r^2 \left( 1 - \frac{1}{32 n^2} - \frac{5}{1024 n^4} \&c \right) \sqrt{a n r}.$$

Esta serie he taõ convergente, que por pouco que  $n$  exceda a unidade, os tres primeiros termos seraõ mais que sufficientes na pratica.

252 Sendo  $y$  a altura media da agua, teremos  $Q = 2 c t r^2 \sqrt{a y}$ ; e igualando entre si os dous valores de  $Q$ , acharemos

$$y = n r \left( 1 - \frac{1}{16 n^2} - \frac{9}{1024 n^4} \&c \right);$$

e este valor coincide sensivelmente com  $VO$ , quando  $n$  excede sensivelmente a unidade.

253 Quando a superficie da agua está ao nivel da extremidade superior do diametro  $LN$  (Fig. 78.), isto he, quando  $n = 1$ , a formula que achamos dará tambem o valor de  $Q$ . Mas entaõ pôde integrar-se a expressaõ  $dx \operatorname{sen} x^2 \sqrt{(1 - \cos x)}$  em termos finitos, e algebricos. Porque fazendo  $1 - \cos x = u$ , teremos  $\int dx \operatorname{sen} x^2 \sqrt{(1 - \cos x)} = \int u du \sqrt{(2 - u)} = u \int du \sqrt{(2 - u)} -$

$$\int du \int du \sqrt{(2 - u)} = - \frac{2 u (2 - u)^{\frac{3}{2}}}{3} - \frac{4 (2 - u)^{\frac{5}{2}}}{15} =$$

$$- \frac{2 \operatorname{sen} x^2 (1 + \cos x)^{\frac{3}{2}}}{3} - \frac{4 (1 + \cos x)^{\frac{5}{2}}}{15}.$$
 Tomando

do pois o valor desta expressaõ entre os limites de  $x = 0^\circ$ , e  $x = 180^\circ$ , e multiplicando o resultado pelo coeficiente  $4 t r^2 \sqrt{a r}$ , teremos neste caso

$$Q = \frac{64 t r^2 \sqrt{2 a r}}{15}.$$

Faltava ainda dar huma formula para quando a superficie

fice da agua está debaixo do ponto *L*. Mas nesse caso, não sendo a superficie da agua sustentada pela parede do vaso no lugar do orificio, abaixa-se sensivelmente para a parte do meio, altera a rasão natural das velocidades, e serve de embaraço á theorica, pela qual se não pôde dar a soluçãõ deste caso, senão de hum modo muito imperfeito.

254 Estes exemplos bastaõ para se entender o modo de determinar o defaguamento dos fluidos por hum só orificio. Quando o fluido sahir por muitos ao mesmo tempo, sendo todos pequenos, não ha difficuldade nenhuma de novo. Cada hum se calcula separadamente, como se fosse só. Mas sempre deve observar-se que hum orificio pequeno na vezinhança de outro maior, dá hum pouco menos á proporçãõ do que elle, como adiante mostraremos pela experiencia.

Passemos á soluçãõ de diferentes problemas relativos ao defaguamento de vasos atravessados vertical, ou horizontalmente por muitos diaphragmas, problemas curiosos em si mesmos, e que tem applicações frequentes na pratica.

255 PROBL. I. Suppondo que os vasos *ABCD*, *FCEG*, *HELK* (Fig. 79.), communicãõ entre si pelas pequenas aberturas *C*, *E*, e que o fluido sahe pelo orificio *L*; achar as velocidades em *C*, *E*, *L*, e a quantidade de licor que sahe por *L*, quando o movimento tem chegado á uniformidade, e conseguintemente deitando-se tanta agua no primeiro vaso quanta sahe do ultimo, as alturas *AB*, *CF*, *EH* ficãõ constantemente as mesmas.

Por quanto as aberturas *C*, *E*, *L* sãõ muito pequenas em comparaçãõ das amplitudes dos vasos, he evidente que a pequena massa de fluido que por ellas passa a cada instante não produzirá abalo sensivel no fluido dos ditos vasos, e que hum tal abalo não pôde alterar sensivelmente as velocidades em *C*, *E*, *L*, sobre tudo quando estas aberturas não estaõ em linha recta. E porque o fluido *CFOB* faz equilibrio com *CFGE*, e *EHQC* com *EHKL* (n. 35.), seraõ as velocidades em *C*, *E*, *L* devidas respectivamente ás alturas *DF*, *GH*, *KL*. Pelo que suppondo  $DF = x$ ,  $GH = y$ ,  $KL = z$ ,  $AB = b$ , a altura donde cahe hum grave em huma unidade de tempo  $= a$ , e a quantidade de licor que passa no tempo  $t$  por cada hum dos

dos orificios =  $Q$ , teremos  $Q = 2tC\sqrt{ax} = 2tE\sqrt{ay}$   
 $= 2tL\sqrt{az}$ , e  $x + y + z = b$ . Donde se tira

$$x = \frac{L^2 E^2 \cdot b}{C^2 L^2 + C^2 E^2 + L^2 E^2}$$

$$y = \frac{C^2 L^2 \cdot b}{C^2 L^2 + C^2 E^2 + L^2 E^2}$$

$$z = \frac{C^2 E^2 \cdot b}{C^2 L^2 + C^2 E^2 + L^2 E^2}$$

$$Q = \frac{2tL \cdot CE \cdot \sqrt{ab}}{\sqrt{C^2 L^2 + C^2 E^2 + L^2 E^2}}$$

Do mesmo modo se procederia no caso de haver maior numero de vasos. Se os orificios fossem de grandeza consideravel seria necessario recorrer ao methodo geral (n. 235, e seg.); mas neste problema e outros semelhantes chegariamos a calculos quasi intrataveis da parte da Analyse.

256 PROBL. II. Determinar a lei, pela qual sobe o fluido nos vasos FE, HL do problema precedente, em quanto o desaguamento não tem chegado a hum estado regular, e permanente.

Sejaõ primeiramente dous vasos prismaticos BD, CG (Fig. 80.) communicantes pelo pequeno orificio C, e o primeiro seja entretido sempre cheio constantemente até AD, em quanto o segundo lança o licor pelo pequeno orificio E. Supponhamos, que passado certo tempo  $t$  a superficie do fluido no vaso CG se acha em NO, e que no instante seguinte sobe até  $no$ . Fazendo  $CD = b$ ,  $DN = x$ , a area da secção  $NO = A$ , a altura dõnde cahe hum grave em huma unidade de tempo =  $a$ ; he evidente, que no instante  $dt$  as alturas devidas ás velocidades em C, E são  $x$ , e  $b - x$  (n. 228.). Donde se segue (n. 233.), que no instante  $dt$  sahirá pelo orificio C a quantidade de agua  $2C dt \sqrt{ax}$ , e pelo orificio E a quantidade  $2E dt \sqrt{a(b-x)}$ : porém a differença destas quantidades he evidentemente igual a  $NOon$ ; logo  $2C dt \sqrt{ax} - 2E dt \sqrt{a(b-x)} = A dx$ , e conseguintemente

$$dt = \frac{A}{2\sqrt{a}} \cdot \frac{dx}{E\sqrt{b-x} - C\sqrt{x}}$$

Suppon

Suppondo primeiramente  $x = \frac{yy}{b}$ , e depois  $EV(bb - yy) - Cy = Ez$ , reduziremos a equação precedente a esta forma

$$dt = H dz + \frac{M dz}{z} + \frac{N z dz}{\sqrt{P^2 - z^2}} + \frac{Q dz}{z \sqrt{P^2 - z^2}},$$

na qual  $H, M, N, P, Q$  são constantes facéis de determinar. O ultimo termo, no qual sómente póde haver embaraço, integra-se fazendo  $z = \frac{P^2}{u}$ . Deste modo acharemos

$$\int \frac{Q dz}{z \sqrt{P^2 - z^2}} = \int \frac{-Q du}{P \sqrt{u^2 - P^2}} = -\frac{Q}{P} l(u + \sqrt{u^2 - P^2}).$$

Affim podemos sempre achar o valor de  $t$  em  $x$ . Mas he de advertir, que o fluido deve ter na origem do movimento huma certa altura no vaso  $CG$ , para que a agua que entra pelo orificio  $C$  não produza abalo sensível no fluido que elle contém. A esta condição se satisfará, determinando a constante, que deve completar o integral, de maneira que quando  $t = 0$  tenha  $DN$  hum valor dado, menor do que  $b$ .

257 Seja agora qualquer numero de vasos  $BD, CG, EK, LR$  (Fig. 81.), e com as mesmas condições. Suppondo  $DC = b, DN = x, OP = y, SQ = z, RM = u$ ; a area da secção  $NO = A$ , de  $PS = B$ , de  $LR = R$ ; pelo que acabamos de mostrar, teremos as equações seguintes

$$2C dt \sqrt{ax} - 2E dt \sqrt{ay} = -A dx,$$

$$2E dt \sqrt{ay} - 2L dt \sqrt{az} = -B dy,$$

$$2L dt \sqrt{az} - 2M dt \sqrt{au} = -R dz,$$

$$x + y + z + u = b.$$

Todas estas equações combinadas entre si darão o valor de  $t$  em  $x$ , ou  $y$ , ou  $z$ , ou  $u$ , e consequentemente determinarão as alturas do fluido nos vasos  $CG, EK, LR$  para qualquer tempo dado; mas os calculos serão muito complicados.

258 O problema elegante resolvido por *M. de Montucla* he muito analogo ao presente: Suppondo que o vaso  $BD$  he hum regato, ou manancial, que em tempos iguais in-

introduz pela abertura  $C$  quantidades iguais de agua no vaso  $CG$ , o qual deixa subir parte della pela abertura  $E$ ; determinar o movimento da superficie do fluido  $NO$  no mesmo vaso (Fig. 80.).

Como neste caso a velocidade em  $C$  he devida a huma altura constante  $b$ , suppondo  $CN = x$ , e conservando as outras denominaçoens acima estabelecidas (n. 256.), teremos  $2C dt \sqrt{ab} - 2E dt \sqrt{ax} = A dx$ , ou  $dt =$

$$\frac{A}{2\sqrt{a}} \cdot \frac{dx}{C\sqrt{b} - E\sqrt{x}}. \text{ Seja } x = yy; \text{ e acharemos } t =$$

$$\int \frac{A}{E\sqrt{a}} \left( -dy + \frac{C\sqrt{b} \cdot dy}{C\sqrt{b} - Ey} \right) = M - \frac{Ay}{E\sqrt{a}} - \frac{AC\sqrt{b}}{E^2\sqrt{a}}$$

$$l(C\sqrt{b} - Ey) = M - \frac{A\sqrt{x}}{E\sqrt{a}} - \frac{AC\sqrt{b}}{E^2\sqrt{a}} l(C\sqrt{b} - E\sqrt{x}).$$

A constante  $M$  deve determinar-se de maneira, que quando  $t = 0$ , tenha  $x$  hum valor dado.

A quantidade de agua que no tempo  $t$  sahe pela abertura  $E$  será representada por  $\int 2E dt \sqrt{ax} = EA \int \frac{dx \sqrt{x}}{C\sqrt{b} - E\sqrt{x}}$

$$= N + A \left[ -x - \frac{2C\sqrt{b}x}{E} - \frac{2C^2b}{E^2} l(C\sqrt{b} - E\sqrt{x}) \right].$$

259 PROBL. III. Sendo o vaso  $AV$  (Fig. 82.) constantemente cheio de licor até a altura  $AI$ , e atravessado dos diaphragmas  $BC, ZT, IV$  furados com pequenas aberturas  $M, N, P$ ; determinar as velocidades do fluido em cada huma dellas, e a quantidade de agua que por ellas passa em hum tempo dado.

Está claro, que o fluxo natural da agua em  $M$  he embaraçado em parte pela resistencia da agua inferior, e que o fluido correrá por  $M$  do mesmo modo que passaria por hum orificio lateral  $C = M$  para hum vaso  $CG$ , no qual a altura da agua  $CF$  exprimisse a resistencia que cada ponto da agua em  $M$  experimenta da parte da agua inferior. E porque a reacção he igual e contraria á acção, a agua  $BT$  será comprimida em todos os seus pontos pela agua superior com huma força proporcional a  $CF$ ; e por conseguinte, se não encontrasse resistencia na agua inferior, correria em  $N$  com huma velocidade devida á altura  $TF$ , ou do mesmo modo que correria no vaso lateral  $TG$  por huma abertura

tura

tura  $E = N$ . Assim, sendo  $TQ$  a altura proporcional á resistencia, que cada ponto da agua em  $N$  encontra na agua inferior, o fluxo em  $N$  se fará do mesmo modo que no vaso  $QG$  por huma abertura  $H = N$ . Do mesmo modo se vê, que em  $P$  correrá da mesma maneira que no vaso  $SK$  por hum orificio  $L = P$ , sendo a altura  $SH = VQ$ .

Isto posto, fazendo  $AI = b$ ,  $DF = x$ ,  $GH = y$ ,  $KL = z$ , a quantidade de agua que no tempo  $t$  passa por cada hum dos orificios  $= Q$ , teremos  $Q = 2tM\sqrt{ax} = 2tN\sqrt{ay} = 2tP\sqrt{az}$ , e  $x + y + z = b$ . Donde se tira, como no Problema I,

$$x = \frac{N^2 P^2 \cdot b}{M^2 P^2 + M^2 N^2 + N^2 P^2}$$

$$y = \frac{M^2 P^2 \cdot b}{M^2 P^2 + M^2 N^2 + N^2 P^2}$$

$$z = \frac{M^2 N^2 \cdot b}{M^2 P^2 + M^2 N^2 + N^2 P^2}$$

$$Q = \frac{2tP \cdot MN \cdot \sqrt{ab}}{\sqrt{M^2 P^2 + M^2 N^2 + N^2 P^2}};$$

e do mesmo modo se procederia, havendo mais diaphragmas.

260 Quando a ultima abertura  $P$  he muito pequena em comparação das outras; teremos sensivelmente  $x = \frac{P^2 \cdot b}{M^2}$ ,

$y = \frac{P^2 \cdot b}{N^2}$ ,  $z = b$ ,  $Q = 2tP\sqrt{ab}$ . Donde se vê, que

o defaguamento em  $P$  he como se não houvesse diaphragmas; e assim deve ser, porque a figura do vaso he indifferente, quando a abertura por onde sahe o fluido he infinitamente pequena a respeito de todas as amplitudes horizontais do mesmo vaso.

261 Pelo contrario, se as aberturas  $M, N$  forem muito pequenas em comparação de  $P$ , teremos sensivelmente

$z = \frac{M^2 N^2 \cdot b}{M^2 P^2 + N^2 P^2}$ ,  $Q = \frac{2tMN\sqrt{ab}}{\sqrt{M^2 + N^2}}$ ; e conseguintemente a velocidade, e producto do orificio seraõ muito

menores. Donde se vê, quanto saõ prejudiciais á altura, e pro-

producto das fontes de repuxo os obstaculos, que frequentemente se formaõ nos canos; e quanto he necessario na construcção das bombas aumentar os diametros das valvulas, quanto for possivel, a respeito dos orificios por onde ellas devem defaguar.

262 Se os tres orificios forem iguais, teremos  $x = y$

$$= z = \frac{1}{3} b, \text{ e } Q = \frac{2 + P \sqrt{a b}}{\sqrt{3}}. \text{ Donde se vê, que o pro-}$$

ducto do orificio P será para o que daria naõ havendo diaphragmas como 1 para  $\sqrt{3}$ . Em geral, sendo dados os orificios M, N póde o terceiro P fazer-se tal, que o producto delle seja para o que daria naõ havendo diaphragmas como 1 para qualquer numero n. Para satisfazer a esta con-

dição, teremos  $\frac{n \cdot M N}{\sqrt{(M^2 N^2 + M^2 P^2 + N^2 P^2)}} = 1$ ; don-

de se tira  $P = \frac{M N \sqrt{(n n - 1)}}{\sqrt{(M^2 + N^2)}}$ ; e quando as aberturas

M, N saõ iguais,  $P = M \sqrt{\frac{n n - 1}{2}}$ .

Estas, e muitas outras applicaçoes, que facilmente se podem fazer, igualmente convem ás formulas do Problema I.

263 He de advertir, que a soluçãõ naõ terá lugar, quando o fluido naõ formar huma massa continua no interior do vaso. E posto que a pressãõ do ar que obra de baixo para cima em P, e de cima para baixo na superficie AD, se oppoem á cessaçãõ de continuidade; póde com tudo succeder que esta se effeítue em certos casos. Por exemplo: Se a abertura P, ainda que pequena, for muito maior que as outras duas, póde succeder que sendo consideravel a altura ZI do repartimento inferior, a pressãõ que delle resulta sobre o orificio P seja maior do que convinha, para que a agua que passa por N em virtude da pressãõ da agua superior, e da adherencia com a inferior que procura arrastalla consigo, possa supprir a que sahe por P. Nesse caso formar-se-ha hum vazio XYTZ, que se irá enchendo do ar que traz consigo a agua que cahe do orificio N; e o fluido sahirá por P, como se o vaso IXYV fosse independente, e entretido constantemente cheio na altura IX. O mesmo póde succeder nos repartimentos superiores.

264 PROBL. IV. Passando o licor do vaso  $AC$ , cheio constantemente até  $AB$ , pelo orificio  $M$  para o vaso lateral  $CG$ , donde sómente pôde sair por duas pequenas aberturas  $N$ ,  $P$ ; achar as velocidades em  $M$ ,  $N$ ,  $P$ , e as quantidades de fluido que por estas aberturas passam em hum tempo dado (Fig. 83.).

Supponhamos que o licor em  $M$  encontra da parte da agua do vaso  $CG$  huma reacção representada por  $MH$ : e facilmente veremos, que conduzindo as horizontais  $NV$ ,  $HK$ , serão as velocidades em  $M$ ,  $N$ ,  $P$  devidas ás alturas  $DH$ ,  $HV$ ,  $HC$ . Assim fazendo  $DC = b$ ,  $DV = b$ ,  $DH = x$ , e representando por  $Q$ ,  $Q'$ ,  $Q''$  as quantidades de agua que no tempo  $t$  passam por  $M$ ,  $N$ ,  $P$ , teremos  $Q = 2tMVax$ ,  $Q' = 2tN\sqrt{a(b-x)}$ ,  $Q'' = 2tP\sqrt{a(b-x)}$ , e  $Q' + Q'' = Q$ . Estas equações dão

$$MVx = N\sqrt{a(b-x)} + P\sqrt{a(b-x)},$$

que se reduz a huma equação do segundo gráo, da qual se tirará o valor de  $x$ ; e conhecendo  $x$ , acharemos os valores de  $HV$ ,  $HC$ ,  $Q$ ,  $Q'$ ,  $Q''$ .

265 As alturas  $HV$ ,  $HC$  devidas ás velocidades em  $N$ ,  $P$  são evidentemente as das columnas, que comprimirão perpendicularmente as paredes do vaso  $CG$  nos mesmos lugares, se os orificios  $N$ ,  $P$  subitamente se tapassem. Assim, quando sahe o licor por  $N$ ,  $P$ , será a pressão de huma parte  $X$  tomada em hum lugar dado representada por  $X.HC$ . Por exemplo: Supponhamos  $P$  infinitamente pequeno, ou  $P = 0$ ; e a equação geral  $MVx = N\sqrt{a(b-x)} + P\sqrt{a(b-x)}$  se reduzirá a  $MVx =$

$$N\sqrt{a(b-x)}, \text{ e dará } x = \frac{N^2 b}{M^2 + N^2}. \text{ Por conseguinte te-}$$

$$\text{remos } CH = b - x = \frac{M^2 b + N^2 (b - b)}{M^2 + N^2}, \text{ e a pressão}$$

$$\text{de } X = \frac{X [M^2 b + N^2 (b - b)]}{M^2 + N^2}.$$

Do mesmo modo se determinará a pressão em qualquer outro lugar do mesmo vaso  $CG$ , e do outro  $BD$ : bem entendido, que esta determinação suppoem que as aberturas  $M$ ,  $N$ ,  $P$  são muito pequenas, e que as aguas estão como estagnantes em ambos os vasos. Quando as aberturas

ras



ras forem consideraveis, usaremos do Problema seguinte:  
 266 PROBL. V. Determinar a pressaõ, que hum licor ex-  
 ercita contra as paredes de hum vaso, quando corre pelo  
 interior delle (Fig. 73.).

Suppondo a hypothese, a construcção, e as denomi-  
 nações do nº 236, a velocidade com que cada cama-  
 da deveria tender a mover-se, para haver equilibrio,  
 he  $g dt - dv$ , e conseguintemente a força correspondente  
 $g - \frac{dv}{dt}$ . Donde se vê, que as camadas se comprimem

com as forças  $g - \frac{dv}{dt}$  do mesmo modo que as camadas  
 de hum fluido em quietação se comprimem em virtude da  
 gravidade. Logo na profundidade  $EH = x$ , a pressaõ de  
 cada hum dos pontos da camada  $TVut$  he representada por  
 $\int dx (g - \frac{dv}{dt})$ ; e esta força he a que se communica  
 perpendicularmente aos elementos das paredes  $Tt, Vu$ .

Porém  $\int dx (g - \frac{dv}{dt}) = g \cdot EH - \int \frac{dx dv}{dt}$ ; e substi-  
 tuindo por  $dv$  o seu valor  $\frac{K(y du - u dy)}{yy}$ , temos

$$\int \frac{dx dv}{dt} = \frac{K du}{dt} \int \frac{dx}{y} - \frac{K u y dx}{dt} \int \frac{dy}{y^2};$$

expres-  
 pressaõ, na qual a area representada por  $\int \frac{dx}{y}$  que cha-  
 maremos  $Q$ , deve ser a que corresponde a  $EH$ , e  $\int \frac{dy}{y^2}$

deve desvanecer quando  $y = AB$ , e tomar o seu valor  
 completo quando  $y = TV = H$ . Logo, metendo por  $y dx$   
 o seu valor  $M \cdot Ee$ , acharemos para a profundidade  $EH$

$$\text{o valor da pressaõ } \int dx (g - \frac{dv}{dt}) = g \cdot EH - \frac{K Q du}{dt}$$

$\frac{K u \cdot Ee \cdot (H^2 - M^2)}{2 dt \cdot H^2 M^2}$ , no qual se substituiráõ os valo-  
 res de  $u$  e  $dt$  em cada caso.

267 Se o valor da pressã em qualquer lugar do vaso fahir negativo, he final de que o fluido cessará de ser continuo, e se dividirá em partes. Eis aqui huma experiencia de M. Daniel Bernoulli, que o mostra aos olhos (Fig. 84.).

No fundo de hum vaso cylindrico  $AF$  está applicado hum tubo conico  $DH$ , guarnecido de hum pequeno tubo lateral  $l$ , no qual encaixa a extremidade de hum canudo curvo  $lmn$ , que tem a outra extremidade mergulhada no vaso de agua  $M$ . He  $CA$  de 46 linhas,  $El$  de 4,  $lH$  de 33 e meia,  $lmn$  de 66, e a secção do tubo conico em  $l$  he para o orificio  $GH$  como 10 para 16. Tapando o orificio  $GH$ , e enchendo constantemente de agua o vaso  $AF$ , esta corre pelo canudo  $lmn$  para o vaso  $M$ . Entã destapando  $GH$ , a agua do vaso  $M$  sobe pelo canudo  $nml$ , e vem defaguar por  $GH$ , até elle se esgotar; e se abirmos somente huma parte do orificio  $GH$ , poderemos fazer que a agua suba ou desça por  $nml$  a nosso arbitrio. Quando ella sobe, he porque a pressã no tubo conico em  $l$  se faz negativa, e conseguintemente a pressã da atmosfera sobre a superficie do vaso obriga a agua delle a subir. A mesma pressã embaraça neste caso a separaçã das partes do fluido.

268 Pelos mesmos principios se pôde determinar a força necessaria para sustentar hum vaso, que lança agua por qualquer orificio  $pq$  (Fig. 73.). Porque esta força he igual á soma dos productos de cada camada multiplicada pela força, em virtude da qual estaria em equilibrio, pela mesma razão que a força necessaria para sustentar hum fluido grave em quietaçã he igual á soma dos productos de cada camada multiplicada pela gravidade. Logo a força procurada será representada por  $\int y dx \left( g - \frac{dv}{dt} \right) =$

$\int gy dx - \int \frac{y dx dv}{dt}$ . A primeira parte he o pezo do mesmo fluido, e a segunda se acha sem difficuldade pelo que temos dito.

269 PROBL. VI. Sendo o vaso  $AD$  constantemente cheio de agua até  $AB$ , e movido verticalmente por meio do pezo  $R$  applicado a huma corda não pezada, que passa pelas roldanas fixas  $M, N$ ; determinar a pressã que o fluido exerci-

ta sobre fundo, e consequentemente a quantidade que desaguará pelo pequeno orificio  $p q$  (Fig. 85.).

Seja  $P$  a massa total do vaso e do fluido, e  $G$  o seu centro de gravidade; e supponhamos, que havendo de correr os corpos  $R, P$  em hum instante os espaços iguais  $Rt, Gx$  em virtude da gravidade, pela acção reciproca que tem entre si descrevem os espaços tambem iguais  $Rr, Gy$ . Assim consta da Mechanica, que fazendo a gravidade natural  $Rt = g$ , e  $Gy = p$ , teremos  $R(g - p) = P(g + p)$ ;

donde se tira  $p = \frac{g(R - P)}{R + P}$ , e os dous corpos se mo-

verão com movimento uniformemente acelerado. E porque a força, que obra sobre cada particula da massa  $P$  de

baixo para cima, he  $g + p = \frac{2gR}{R + P}$ ; está claro, que

imprimindo-se hum movimento igual e contrario no systema de todas as particulas, deveria ficar em equilibrio.

Neste caso pois, em virtude da força  $\frac{2gR}{R + P}$  que obra

verticalmente de cima para baixo sobre cada particula do fluido, deve resultar em cada ponto do fundo  $CD$  huma pressão que he para a pressão que experimentaria, se o fluido fosse unicamente sujeito á acção da gravida-

de, como  $\frac{2gR}{R + P}$  para  $g$ , ou como  $2R$  para  $R + P$ .

Mas a pressão sobre a area  $p q$  em virtude da gravidade he  $p' . p q . b q$ , sendo  $p'$  o pezo especifico do fluido. Logo na hypothese do nosso problema será a pressão

da mesma area  $= p' . p q . b q . \frac{2R}{R + P}$ ; e sahindo o fluido

por  $p q$ , a sua velocidade será devida á altura  $\frac{2R . b q}{R + P}$ .

Affim, para determinar a quantidade de fluido que deve sair no tempo  $t$ , não he necessario mais que usar da formula do nº 233, na qual substituiremos  $\frac{2R . b}{R + P}$  em lugar

de

de  $b$ , conservando as mais denominações; e teremos  $Q = 2tK \sqrt{\frac{2abR}{R+P}}$ .

270 Pela equação  $p = \frac{g(R-P)}{R+P}$  se vê 1º, que

sendo  $R = P$ , teremos  $p = 0$ ,  $\frac{2R}{R+P} = 1$ . Então o va-

so estará em quietação, e desfaguará como no nº 233. O mesmo succederia, se o vaso se movesse verticalmente com movimento uniforme.

2º, Sendo  $R = 0$ , teremos  $\frac{2R}{R+P} = 0$ . Neste caso

desvanece a pressão, e o fluido não sahirá por  $pq$ , como he por outra parte evidente; porque então todos os pontos do fluido descirão em virtude da gravidade natural com a mesma velocidade.

3º, Sendo  $P$  infinitamente pequeno em comparação de  $R$ , teremos  $\frac{2R}{P+R} = 2$ , e  $Q = 2tK \sqrt{2ab}$ , sendo neste caso o producto do orificio para o que daria, se estivesse em quietação, como  $\sqrt{2}$  para 1.

4º, Sendo  $P > R$ , o pezo  $P$  descirá, e  $R$  subirá. Neste caso, para determinar o movimento deve tomar-se  $p$  negativo. Mas a velocidade em  $pq$  será, como no primeiro, devida á altura  $\frac{2R \cdot bq}{R+P}$ , e a quantidade de agua que sahe pelo orificio será sempre determinada pela

$$\text{equação } Q = 2tK \sqrt{\frac{2abR}{R+P}}.$$

271 PROBL. VII. Suppondo que o vaso  $AC$  (Fig. 86.) se move pelo plano horizontal  $DQ$  em virtude da acção do pezo  $R$ ; achar a pressão que o fluido nelle incluído exercita em qualquer elemento da parede  $Tt$ , e a velocidade com que sahiria por elle.

Seja  $P$  a soma das massas do vaso e do fluido,  $Rt = g$  o espaço que  $R$  andaria livremente em hum instante,  $Rr = Cc = p$  o espaço que anda effectivamente os dous corpos  $P, R$ ; e teremos  $R(g-p) = Pp$ , ou  $p =$

$= \frac{gR}{R+P}$ . Logo cada particula do fluido he sollicitada na direcção  $DQ$  por huma força  $\frac{gR}{R+P}$ ; e por conseguinte, se huma força igual e contraria se imprimisse no systema, ficaria este em quietação. Neste ultimo caso, cada particula he sujeita á acção de duas forças, huma vertical  $g$ , e a outra horizontal  $\frac{gR}{R+P}$ , cuja resultante he  $g \cdot \frac{\sqrt{[R^2 + (R+P)^2]}}{R+P}$ . Assim, para haver

equilibrio, he necessario que a superficie do fluido seja perpendicular a esta resultante (n. 32.); e porque ella he sempre constante em quantidade e direcção, a superficie do fluido será hum plano inclinado  $OM$  tal, que conduzindo a horizontal  $OE$  para a vertical  $ME$ , tenhamos

$$\frac{OM}{OE} = \frac{\sqrt{[R^2 + (R+P)^2]}}{R+P}.$$

Isto posto, se de qualquer ponto  $T$  das paredes do vaso se tirar  $TZ$  perpendicular a  $OM$ , está claro que a pressão do elemento  $Tt$  será para a que elle experimentar na profundidade  $TZ$  em hum vaso posto em quietação,

como  $\frac{g\sqrt{[R^2 + (R+P)^2]}}{R+P}$  he para  $g$ , ou como  $\sqrt{[R^2 + (R+P)^2]}$  para  $R+P$ . Logo será a pressão no nosso caso  $= Tt \cdot TZ \cdot \frac{\sqrt{[R^2 + (R+P)^2]}}{R+P}$ ; e conheci-

da esta, facil he determinar a altura devida a velocidade com que o fluido sahiria pelo orificio  $Tt$ , e a quantidade que deitaria em hum tempo dado, suppondo que por huma affusão lateral se conservava sempre com huma quantidade constante de fluido.

Se o movimento do pezo  $R$  cessar, ou se vier a ser uniforme, a superficie do fluido não continuará na posição inclinada, mas por-se-ha horizontal. Porque então temos  $p = 0$ , e as particulas não serão sollicitadas, senão pela força unica da propria gravidade.

272 PROBL. VIII. Determinar o effeito da fricção no produção da agua, que dá quaifquer vasos constantemente cheios por quaifquer orificios pequenos.

Seja o orificio circular e horizontal  $ABDE$  (Fig. 87.); e este supponha-se dividido em huma infinidade de circumferencias concentricas  $abde, mnop$  &c. He evidente, que pela adherencia que tem as particulas humas com as outras, a fricção em  $ABDE$  se deve fazer sentir em todas as particulas que sahem ao mesmo tempo. Assim, construindo sobre  $AC$  como eixo huma curva  $NgqK$ , cujas ordenadas  $AN, ag, mq, CK$  representem as velocidades em  $A, a, m, C$ , a area della representará a soma das velocidades, e será proporcional ao producto effectivo do orificio.

Fazendo pois  $CA = r, Cm = x$ , a altura devida á velocidade  $mq = X$ , a quantidade de licor que no tempo  $t$  dá o orificio  $= Q$ , a altura donde cahe hum grave em huma unidade de tempo  $= a$ , a rafaõ da circumferencia ao diametro  $= c$ ; teremos evidentemente (n. 233.) a equação  $Q = 2t \int a \cdot f 2cx dx \sqrt{X}$ , integral que deve tomar-se entre os limites  $x = 0, x = r$ .

273 Supponhamos, por exemplo, que  $NgqK$  he huma linha recta (o que não pôde estar longe da verdade, sendo o orificio muito pequeno); e seja  $H$  a altura devida á velocidade central  $CK$ , e  $b$  devida á lateral  $AN$ . Conduzindo  $NR$  parallela a  $AC$ , os dous triangulos

$$\text{semelhantes } NRK, \text{ e } Nfq \text{ dáão } fq = \frac{Nf \cdot RK}{NR} = \frac{(r-x)(\sqrt{H}-\sqrt{b})}{r}, \text{ e } mq = \sqrt{X} = \sqrt{b} + \frac{(r-x)(\sqrt{H}-\sqrt{b})}{r} = \frac{x\sqrt{b} + (r-x)\sqrt{H}}{r}. \text{ Logo}$$

$$\int x dx \sqrt{X} = \int \left( \frac{x^2 dx \sqrt{b} + (rx dx - x^2 dx) \sqrt{H}}{r} \right) = \frac{x^3 (\sqrt{b} - \sqrt{H})}{3r} + \frac{x^2 \sqrt{H}}{2}; \text{ e fazendo } x = r, \text{ tere-$$

$$\text{mos finalmente } Q = \frac{2tcr^2 (\sqrt{aH} + 2\sqrt{ab})}{3}.$$

274 Para determinar  $H$  e  $b$ , supponhamos outro orifício circular e horizontal situado em igual profundidade; e designando as quantidades analogas a  $H, Q, r$  pelas mesmas letras accentuadas, teremos pela mesma razão  $Q' = \frac{2ctcr'^2(\sqrt{aH'} + 2\sqrt{ab})}{3}$ ; e porque a lei da fricção de-

ve ser a mesma em ambos os casos, podemos suppor que  $HA$  he o raio do segundo orifício, e assim teremos  $\sqrt{H} - \sqrt{b} : \sqrt{H'} - \sqrt{b} :: r : r'$ , ou  $r(\sqrt{H'} - \sqrt{b}) = r'(\sqrt{H} - \sqrt{b})$ . Em fim tirando das tres equações precedentes os valores de  $H, H', b$ , acharemos

$$H = \left( \frac{Qr'^2(3r-r') - 2Q'r^2}{2ct\sqrt{a}(r-r')r^2r'^2} \right)^2$$

$$H' = \left( \frac{Q'r^2(r-3r') + 2Qr^2}{2ct\sqrt{a}(r-r')r^2r'^2} \right)^2$$

$$b = \left( \frac{Q'r^2 - Qr'^2}{2ct\sqrt{a}(r-r')r^2r'^2} \right)^2$$

275 A mesma theorica se applica aos orifícios, que não forem circulares. Supponhamos, que hum vaso constantemente cheio se faz defaguar pelo orifício rectangular  $ABCD$  (Fig. 38.). Tirando as diagonais  $AC, DB$ , do ponto  $O$  conduza-se  $OK$  perpendicular a  $AB$ , e as rectas quaisquer  $OP, Op$  infinitamente vezinhas. Do mesmo ponto  $O$  com o intervallo  $OP$  descreva-se o pequeno arco  $PV$ , e com quaisquer intervallos  $Om$  e  $On$  infinitamente pouco differentes os pequenos arcos  $mq, nr$ . Isto posto, seja  $OK = b, KB = c, KP = x, Om = y$ ; e assim nos triangulos semelhantes  $OKP, PVp$  teremos  $PV = \frac{bdx}{\sqrt{bb+xx}}$ ; e os arcos semelhantes  $PV, mq$  darão

$\frac{bdx}{\sqrt{bb+xx}}$ ; e os arcos semelhantes  $PV, mq$  darão

$mq = \frac{bydx}{bb+xx}$ , e conseguintemente o espaço  $mqrn =$

$$\frac{bydydx}{bb+xx}$$

Suppondo pois a mesma lei de fricção (n. 273.), e designando por  $H$  a altura devida á velocidade em  $O$ , e por  $b$  a altura devida á velocidade em  $K$ , será a quantidade

dade de agua que sahe pelo orificio  $mqrn$  representada por

$$2tVa \cdot \frac{bydydx}{bb+xx} \left( \frac{(\sqrt{bb+xx}-y)\sqrt{H} + y\sqrt{b}}{\sqrt{bb+xx}} \right),$$

cujo integral (considerando fomite  $y$  como variavel)

$$\text{será } \frac{tVa \cdot bdx}{(bb+xx)^{\frac{3}{2}}} \cdot \frac{(3yy\sqrt{bb+xx})\sqrt{H} - 2y^3(\sqrt{H}-\sqrt{b})}{3};$$

e fazendo  $y = \sqrt{bb+xx}$ , teremos a quantidade de li-

$$\text{cor que sahe pelo orificio } PO p = \frac{tVa \cdot bdx(\sqrt{H} + 2\sqrt{b})}{3}.$$

Integrando esta expressão, e depois tomando o seu valor quando  $x = c$ , teremos a quantidade de licor que sahe

$$\text{pelo triangulo } OKB = \frac{tVa \cdot bc(\sqrt{H} + 2\sqrt{b})}{3}. \text{ Logo}$$

designando por  $Q$  a quantidade total de fluido que sahe pelo orificio inteiro  $ABCD$ , teremos

$$Q = \frac{8tVa \cdot bc(\sqrt{H} + 2\sqrt{b})}{3}.$$

As quantidades  $H$ ,  $b$  se determinarão por hum meio analogo ao que acima praticamos (n. 274.); e comparando os resultados que se acharem para diferentes alturas do licor, conheceremos a lei com que a fricção diminue o producto dos orificios. Quando estes forem verticais, se todos os seus pontos se puderem julgar igualmente distantes da superficie do fluido, usaremos da mesma solução; e se não puderem, facilmente a applicaremos, suppondo os ditos orificios divididos em huma infinidade de elementos horizontais. O meio, que propomos de determinar as quantidades  $H$ ,  $b$ , carece de grande sagacidade na pratica; porque as quantidades  $Q$ ,  $Q'$ , são tambem alteradas pela contracção da veia. Para melhor averiguar o effeito da fricção, será conveniente usar de hum tubo adicional izento de contracção, qual abaixo se mostrará. Não indagamos aqui a fricção, que padece hum licor, desaguando por tubos muito compridos; porque este objecto será tratado adiante por meio da experiencia.

*Inda-*



*Indagações Experimentais sobre as materias precedentes.*

276 **P** Ara confrontarmos a theorica com as experiencias , começaremos pelo exame da direcção das particulas no interior dos vasos , e da contracção da veia ao fahir dos orificios. Estes dous objectos são entre si connexos essencialmente ; porque a forma da veia depende , como ja dissemos , da direcção que tem as particulas ao fahir dos orificios.

Para ver o que passa no interior de huma massa fluida em movimento , mandei fazer hum vaso cylindrico de vidro ( Fig. 89. 90. ) de 17 pollegadas de altura , e 5 e meia de diametro , com duas aberturas *M, N* no fundo, e em hum dos lados , nas quais se pudessem applicar exactamente duas chapas de cobre de meia linha de espessura , e cada huma dellas furada bem perpendicularmente com orificios de diferentes diametros.

277 Conservando pois o vaso constantemente cheio , e deixando correr a agua por diferentes orificios tanto horizontais , como verticais ; observei , que os corpusculos estranhos misturados com a agua , como de limadura , de ardofia pilada &c , se dirigiaõ sempre para o orificio ; que no principio desciaõ sensivelmente por direcções verticais ; mas que em chegando a *HO* em distancia de 3 ou 4 pollegadas do plano horizontal que passa pelo orificio , se apartavaõ rapidamente da direcção vertical , e se encaminhavaõ de todas as partes a buscar o orificio , como se representa nas figuras 89 e 90.

278 Para observar a contracção da veia fluida , servi-me de hum vaso parallelepipedo rectangular de 12 pés de altura , cuja base era hum quadrado de 3 pés por cada lado , com suas aberturas no fundo e em hum dos lados , nas quais ajustavaõ duas chapas de cobre de meia linha de grossura , e nestas estavaõ praticados diferentes orificios. O vaso se entretinha sempre cheio até huma altura dada , procurando com toda a cautela que a agua provisional não causasse abalo na outra.

279 Assim observámos 1º , que a contracção tanto nos orificios horizontais , como nos laterais , se faz do mesmo modo sendo todos elles pequenos. 2º , que nos orificios  
circu-

circulares a veia se contrahe até huma distancia sensivelmente igual ao semidiametro do orificio. 3º, que a area da secção da veia contrahida he para a do orificio como 2 para 3 sensivelmente. Esta ultima determinação he muito difficil de se fazer com exactidão, porque huma decima parte de huma linha de erro em diametros tão pequenos daria huma ração sensivelmente differente entre as duas areas. Mais abaixo veremos, como pelo desaguamento dos orificios se póde conhecer melhor a quantidade da contracção.

280 He evidente, que em virtude da contracção devem os orificios dar menos agua em hum tempo determinado, do que daria se todas as particulas sahissen perpendicularmente aos planos dos mesmos orificios; porque o movimento obliquo das particulas laterais se resolve em dous, hum paralelo ao plano do orificio, que contrahe a veia, e o outro perpendicular ao mesmo plano, o qual he o unico que produz o desaguamento.

281 E porque no lugar da maior contracção, a veia fluida toma e conserva por hum pequeno espaço a fórma prismatica, se neste lugar se conhecesse bem a velocidade do fluido, e a area da secção da veia contrahida; está claro, que considerando a dita secção como o verdadeiro orificio, se acharia exactamente a quantidade de fluido, que sahe em qualquer tempo dado.

Por falta de attender ao effeito desta contracção, determinou M. Newton na primeira edição dos seus Principios de hum modo erroneo a altura devida á velocidade de hum fluido ao sahir de hum orificio. Porque governando-se pelas quantidades de agua, que sahia por differentes orificios, fez a dita altura igual sómente á metade da altura do fluido, quando pela verdadeira theorica, e pela experiencia das fontes de repuxo, como elle mesmo conheceu depois attendendo á contracção, a devia pôr igual á altura do mesmo fluido.

282 Alguns autores tem julgado, que a contracção he hum effeito puramente accidental, e que se póde evitar fazendo sahir a agua por canudos applicados aos orificios. He verdade, que a agua sahe então em fórma cylindrica; mas a contracção subsiste sempre ao entrar do fluido nos ditos canudos, e abaixo veremos pela experiencia que elles sempre diminuem muito sensivelmente as quantida-

des de agua, que naturalmente deverião fahir, se não houvesse contracção.

283 Examinando primeiro as quantidades de fluido, que fahem por diferentes orificios horizontais praticados em chapas de cobre de meia linha de grossura, por meio de experiencias repetidas com todo o cuidado e attenção que nos era possivel, estando o vaso constantemente cheio até a altura de 11 pés, 8 pollegadas, e 10 linhas acima dos ditos orificios, achamos

I. Que hum orificio circular de 6 linhas de diametro dava por minuto a quantidade de 2311 pollegadas cubicas de agua.

II. Que por hum orificio circular de huma pollegada de diametro fahião no mesmo tempo 9281 pollegadas cubicas de agua.

III. Que por outro orificio circular de 2 pollegadas de diametro, defaguavaõ no mesmo tempo 37203 pollegadas cubicas.

IV. Que hum orificio rectangular, que tinha hum lado de huma pollegada, e o outro de 3 linhas, dava em hum minuto 2933 pollegadas cubicas de agua.

V. Que por hum orificio quadrado de huma pollegada por cada lado, fahião no mesmo tempo 11817 pollegadas cubicas.

VI. Que por outro orificio quadrado de duas pollegadas por cada lado defaguavaõ no mesmo tempo 47361 pollegadas cubicas.

284 Passando a examinar os orificios verticais, e conservando o vaso constantemente cheio até a altura de 9 pés acima do centro dos mesmos orificios em cada huma das experiencias, achamos

VII. Que por hum orificio circular de 6 linhas de diametro fahião em hum minuto 2018 pollegadas cubicas de agua.

VIII. Que por outro orificio circular de huma pollegada de diametro defaguavaõ no mesmo tempo 8135 pollegadas cubicas.

285 Conservando porém o vaso constantemente cheio na altura de quatro pés acima do centro dos mesmos orificios, achamos

IX. Que pelo orificio circular de 6 linhas de diametro fahião 1353 pollegadas cubicas por minuto

X. E

X. E que pelo outro orificio circular de huma pollegada de diametro sahiaõ 5436 pollegadas cubicas de agua no mesmo tempo

286 Em fim conservando o vaso constantemente cheio na altura de 7 linhas acima do centro de hum orificio vertical circular de huma pollegada de diametro, achamos

XI. Que o orificio dava no tempo de hum minuto a quantidade de 628 pollegadas cubicas de agua.

287 Por estas experiencias se vê 1º, que as *quantidades de licor, que em tempos iguais sahem por orificios diferentes, debaixo de iguais alturas do fluido, são entre si proxivamente como as areas dos mesmos orificios*; e seriaõ exactamente proporcionais aos orificios, se a fricção não fosse menor á proporção nos orificios grandes do que nos pequenos.

2º, *Que as quantidades de licor produzidas por orificios iguais em tempos iguais, debaixo de alturas diferentes, são proxivamente como as raizes quadradas das mesmas alturas.*

3º. E em geral, *que as quantidades que sahem no mesmo tempo por orificios diferentes, e debaixo de alturas diferentes, são proxivamente na razão composta da razão dos orificios e da subduplicada das alturas*; e nisto concorda muito bem a experiencia com a theorica (n. 233.).

288 Mas daqui não se segue, que os valores absolutos das ditas quantidades effectivas sejaõ proxivamente iguais aos que dá a theorica Calculando por exemplo a experiencia VII pela formula  $Q = 2 t K \sqrt{a b}$  (n.

233.), teremos  $t = 60''$ ,  $K = \frac{22}{7.16}$ ,  $a = 180$ ,  $b = 108$ ,

e conseguintemente  $Q = 3286$  pollegadas cubicas; valor, que differe muito de 2018 que se achou pela experiencia. Porém estes dous resultados estaõ sensivelmente na razão de 13 para 8, ou proxivamente de 8 para 5, e o mesmo se acha pelas outras experiencias, tanto nos orificios horizontais, como nos verticais, que tem todos os seus pontos sensivelmente equidistantes da superficie do fluido. Logo para usar da formula referida de hum modo sufficientemente exacto na pratica, não he necessario mais do que diminuir a verdadeira area do orificio na

razão de 8 para 5, ou tomar  $Q = \frac{5}{4} t K \sqrt{a b}$ .

289 Pelo que respeita aos orificios verticais, cujos pontos não podem suppor-se equidistantes da superficie do fluido, supuzemos que as velocidades eraõ em cada ponto devidas ás alturas do fluido acima delle. Agora calculando a experiencia XI pela formula que achamos (n. 251.), deveriaõ fahir em hum minuto 966 pollegadas cubicas, quando effectivamente são 628. Porém calculando o producto do mesmo orificio supposto horizontal, e na distancia media da superficie do fluido que determinámos (n. 252.), e applicando-lhe a correcção do nº precedente, acharemos proximamente 628 pollegadas cubicas. Donde se segue, que a theorica dos orificios laterais corresponde ás experiencias taõ bem como a dos horizontais.

290 A grande diminuição, que se acha nos resultados effectivos a respeito dos theoricos procede da fricção, que padece o fluido no perimetro do orificio, e da contracção da veia. Os effectos destas duas causas vem a ser misturados de maneira, que he muito difficil assinar a cada hum a sua parte; mas a fricção nos orificios abertos em paredes delgadas, e ainda em tubos de pouco comprimento he pouco consideravel em comparação do effecto, que procede da contracção. Isto se mostra pela mesma experiencia; porque sahindo a agua por hum tubo applicado ao orificio, e seguindo as paredes delle, no que certamente experimenta maior fricção, o producto se chega mais para o resultado theorico, por não ser nesse caso taõ grande o effecto da contracção.

291 Mas para darmos tambem hum extracto das nossas experiencias sobre o fluxo da agua por tubos additionais, primeiramente applicámos ao fundo do vaso hum tubo cylindrico vertical de huma pollegada de diametro interior; e conservando o vaso constantemente cheio na altura de 11 pés, 8 pollegadas, e 10 linhas acima da base superior do tubo, achamos

I. Que tendo o tubo quatro pollegadas de comprimento dava em hum minuto 12274 pollegadas cubicas de agua.

II. Que tendo duas pollegadas de comprimento dava no mesmo tempo 12188 pollegadas cubicas

III. E que tendo huma pollegada e seis linhas dava 12168 pollegadas cubicas no mesmo tempo.

292 Applicando ao fundo de hum vaso dous tubos cylindri-

Cylindricos de duas pollegadas de comprimento cada hum, cujos diâmetros interiores eraõ de 6 e 10 linhas, e conservando a agua na altura constante de 2 pés acima do orificio exterior da sahida, achamos

IV. Que pelo tubo de 6 linhas de diâmetro sahiaõ em hum minuto 1222 pollegadas cubicas de agua.

V. E que pelo tubo de 10 linhas de diâmetro sahiaõ no mesmo tempo 3402 pollegadas cubicas.

293 E conservando o valo constantemente cheio na altura de 3 pés e 10 pollegadas acima dos orificios exteriores dos mesmos tubos, achamos

VI. Que pelo tubo de 6 linhas de diâmetro desaguavaõ em hum minuto 1689 pollegadas cubicas.

VII. E que pelo tubo de 10 linhas de diâmetro sahiaõ no mesmo tempo 4703 pollegadas cubicas.

294 Pelas tres primeiras experiencias se vê, que sahindo a agua encañada por hum tubo vertical, a quantidade que corre no mesmo tempo he tanto maior, quanto mais comprido he o tubo; e que estas quantidades seguem proximamente a ração das raizes quadradas das alturas do fluido acima da base inferior do tubo, que he o orificio da sahida. E reflectindo nas outras experiencias, se verá igualmente, que as quantidades de fluido que sahem no mesmo tempo por diferentes tubos adicionais, de baixo de alturas diferentes, são na ração duplicada dos diâmetros dos orificios e subduplicada das alturas; que he a mesma proporçaõ, que achamos para os orificios abertos em paredes delgadas.

295 Calculando pela theorica a experiencia VI, acharemos que hum orificio de 6 linhas de diâmetro na profundidade de 3 pés, e 10 pollegadas devia dar em hum minuto 2145 pollegadas cubicas de agua (n. 233.), quando pela experiencia se acháraõ 1689 pollegadas cubicas. Estes dous resultados estaõ proximamente na ração de 16 para 13, e o mesmo se acha sensivelmente pelas outras experiencias. Logo para calcular o desaguamento por tubos adicionais pela formula  $Q = 2 t K \sqrt{ab}$ , com exactidaõ sufficiente na pratica, será necessario diminuir o orificio K na ração de 16 para 13, ou de outra sorte tomar

$$Q = \frac{13}{8} t K \sqrt{ab}.$$

Daqui se mostra, que suppondo iguais as alturas do fluido, e as areas dos orificios, será a quantidade theorica, a que dá hum tubo addicional, e a que dá o orificio aberto em huma parede delgada no mesmo tempo, como os numeros 16, 13, 10 proximamente.

296 A mesma propriedade de aumentar o producto dos orificios se acha tambem, e mais ventajosamente, nos tubos conicos, ou se façã defaguar pela base maior, ou pela menor. Mas he necessario que tenhaõ certo comprimento, e que as bases estejaõ entre si em certa rafaõ. Porque sendo o tubo curto, e as bases muito desiguais, se defaguar pela menor, a grande convergencia das particulas laterais produzirá huma contracçaõ exterior; e se defaguar pela base maior, formar-se-ha contracçaõ no interior do tubo, e a agua não seguirá a direcçaõ das paredes delle.

297 De todos os tubos addicionais, que se podem applicar com o fim de procurar o maior defaguamento possível em hum tempo dado, o mais ventajoso he o que tem a forma, que a veia fluida toma naturalmente ao fahir de hum orificio aberto em huma parede delgada. Seja  $MSON$  (Fig. 91.) a figura da veia desde o orificio  $MN$  até o limite da contracçaõ  $SO$ ; e imagine-se que  $MS$ ,  $NO$  se tornaõ em paredes de hum tubo  $MNSO$ , as quais não façã mais que tocar a superficie da agua, sem constranger de modo algum o seu movimento. Entaõ, sendo  $SO$  o verdadeiro orificio, por onde se faz o defaguamento, e sendo a velocidade das particulas ao fahir delle devida á altura  $rb$ ; está claro que, não tendo neste caso lugar a contracçaõ, o defaguamento pelo orificio  $SO$  terá toda a plenitude possível, e será igual ao que resulta da theorica.

Esta reflexaõ pode ter uso na pratica, e para isso deve ter-se presente que a area  $MN$  he para a area  $SO$  como 8 para 5 proximamente, e que a distancia  $rp$  entre estas duas areas he sensivelmente igual ao semidiámetro  $pM$  ou  $pN$ . Os lados  $MS$ ,  $NO$  saõ sensivelmente rectilíneos.

298 Mas tornando aos tubos cylindricos, vejamos a rafaõ porque elles daõ mais agua que os orificios abertos em paredes delgadas. Seja  $MOPN$  hum tubo cylindrico horizontal applicado ao vaso  $AC$  (Fig. 92.); e imagine-

imaginemos , que estando primeiro tapado em  $MN$  com huma tampa , esta se aniquila subitamente , e deixa correr o fluido. Entrando a veia por  $MN$  tende a contrahir-se , e as particulas  $M$  ,  $N$  descreveriaõ sem cessar as parabolâs  $Mm\kappa$  ,  $Nny$  , se para isso tivessem liberdade. Logo se o ponto  $P$  , extremidade do tubo , cahir entre os pontos  $N$  e  $y$  , a contracção se formará , e o tubo desaguará como se o orificio fosse aberto em huma parede delgada. Mas se o ponto  $P$  estiver adiante de  $\kappa$  , como se representa na figura , a percussão da agua sobre  $y\kappa$  deverâ fazerella encher o espaço  $M\kappa N$  ; e o mesmo succederâ , ainda que com mais difficuldade , quando o ponto  $P$  cahir entre  $y$  e  $\kappa$ . Em ambos os casos a agua se determina a seguir as paredes do tubo , e a encher na sahida o orificio inteiro  $OP$ . Huma vez , que o licor toma a direcção das paredes do tubo , está claro que os movimentos naturais das particulas  $M$  ,  $N$  são alterados , e se fazem menos obliquos ao plano da abertura  $MN$ . Logo em virtude desta diminuição de obliquidade , passará em hum tempo dado mais / agua por  $MN$  do que havia de passar , se ella não fosse encanada pelo tubo. A mesma explicação se applica aos tubos conicos.

299 Não podem com tudo os tubos adicionais , exceptuando o que descrevemos no nº 297 , dar productos iguais aos theoricos , porque a força que expelle a água em  $MN$  perde huma parte da sua acção em forçar a agua encanada pelo tubo a encher a capacidade d'elle. Assim sahe mais agua por hum tubo adicional , porque sahe por elle cheio , sem padecer contracção exterior ; mas não sahe com tanta velocidade , como por hum orificio aberto em huma parede delgada. E daqui vem , que os repuxos que sahem por tubos adicionais não sobem a tão grande altura , como os que sahem por orificios abertos em paredes delgadas.

300 Eis aqui huma Taboa de comparação entre o desaguamento natural de hum orificio circular de huma pollegada de diametro em hum minuto , e o desaguamento effectivo do mesmo orificio sendo aberto em huma parede delgada , ou estando na extremidade de hum tubo cylindrico de duas pollegadas de comprido , para diferentes alturas de agua acima do centro do mesmo orificio.



Alturas constantes da agua	Produção natural em hum minuto	Produção effectivo pelo orificio aberto em huma parede delgada	Produção effectivo pelo tubo adicional
Pés	Pollegadas cubicas	Pollegadas cubicas	Pollegadas cubicas
1	4381	2722	3539
2	6196	3846	5002
3	7589	4710	6126
4	8763	5436	7070
5	9797	6075	7900
6	10732	6654	8654
7	11592	7183	9340
8	12392	7672	9975
9	13144	8135	10579
10	13855	8574	11151
11	14530	8990	11693
12	15180	9384	12205
13	15797	9764	12699
14	16393	10130	13177
15	16968	10472	13620

301 Por meio das experiencias desta Taboa, sem tomar nada da Theorica, se podem resolver as questoes principais do defaguamento dos orificios, como mostraremos nos exemplos seguintes, nos quais supomos que os orificios são abertos em paredes delgadas, e analogamente se praticará com os tubos adicionais.

302 QUESTÃO I. Sendo hum vaso constantemente cheio na altura de 11 pés e 6 pollegadas acima do centro de hum orificio de 16 linhas de diametro; pergunta-se a quantidade de agua que dará em 8 minutos?

Por quanto o orificio de 12 linhas debaixo da altura de 11 pés dá em hum minuto 8990 pollegadas cubicas de agua (n. 300.); está claro, que fazendo esta proporção

$144 \times \sqrt{11} : 256 \times \sqrt{11,5} :: 8990 ?$  o quarto termo 16341 será o producto do orificio proposto em hum minuto (n. 287.) ; e multiplicando-o por 8, acharemos que em 8 minutos dará 130728 pollegadas cubicas de agua.

303 QUESTAÕ II. *Suppondo que hum vaso está constantemente cheio na altura de 11 pés e 6 pollegadas acima de hum orificio, que dá 245544 pollegadas cubicas de agua em 6 minutos; pergunta-se o diametro do orificio?*

O orificio proposto dará em hum minuto 40924 pollegadas cubicas. Assim designando por  $D$  o seu diametro, teremos  $144 \times \sqrt{11} : D^2 \sqrt{11,5} :: 8990 : 40924$ ; e con-

seguintemente  $D^2 = 144 \times \frac{40924}{8990} \times \sqrt{\frac{110}{115}} = 641,1$  linhas quadradas. Logo  $D = 25,32$  linhas  $= 2$  poll. 1 linh.

e  $\frac{1}{3}$ .

304 QUESTAÕ III. *Hum vaso constantemente cheio na altura de 16 pés tem desaguado 45678 pollegadas cubicas por hum orificio de 16 linhas de diametro; pergunta-se o tempo?*

Buscando pela questaõ primeira o producto do orificio proposto em hum minuto, acharemos 19276 pollegadas cubicas. Depois fazendo  $19276 : 45678 :: 1$  minuto ? o quarto termo será o tempo procurado, que se achará  $= 2' 22'', 2$ .

305 QUESTAÕ IV. *Suppondo que hum vaso dá 40000 pollegadas cubicas de agua em 4 minutos por hum orificio de 10 linhas de diametro; pergunta-se a altura da agua acima do orificio?*

Por quanto o orificio proposto dá 10000 pollegadas cubicas por minuto, designando por  $H$  a altura procurada, pela mesma regra da proporçaõ (n.287.), teremos  $144 \times \sqrt{11} :$

$100 \times \sqrt{H} :: 8990 : 10000$ . Logo  $H = 11 \times \frac{(144)^2 \times (100)^2}{(8990)^2}$

$= 28,22$  pés.

306 Antes de acabarmos este Capitulo, será conveniente que expliquemos o modo, que se deve ter na distribuiçaõ das aguas; objecto, que tem applicaçoens muito frequentes, e importantes na pratica.

Seja  $MNOP$  (Fig.93.) a elevaçãõ de huma mãi d'agua, na qual entra constantemente huma quantidade dada de agua  $Q$  em cada minuto, deve abrir-se na parede  $MNOP$  hum

hum numero dado de orificios, de maneira que os productos particulares delles estejaõ na raziã de quaisquer numeros  $m, n, p$  &c, e o producto total seja igual á agua que entra na mãi. Partiremos pois primeiramente a quantidade  $Q$  em partes proporcionais a  $m, n, p$  &c, que se-  
raõ  $\frac{mQ}{m+n+p \text{ \&c.}}$ ,  $\frac{nQ}{m+n+p \text{ \&c.}}$ ,  $\frac{pQ}{m+n+p \text{ \&c.}}$  &c.

Depois acharemos a grandeza que se deve dar a cada orificio, para defaguar por elle a sua quantidade respectiva, conforme a profundidade em que se houver de abrir, pela Questãõ II (n. 303.).

EXEMPLO. Supponhamos que o producto total  $Q$  he de 3600 pollegadas cubicas por minuto, e que esta se deve distribuir por tres orificios circulares  $A, B, C$ , de maneira que os productos respectivos delles sejaõ como 6, 3, 1. Neste caso teremos o producto de  $A = 2160$ , de  $B = 1080$ , de  $C = 360$  pollegadas cubicas por minuto; e suppondo, que os orificios se haõ de abrir em huma parede delgada, e que haõ de ter os centros na mesma horizontal  $DE$  distante da superficie da agua a quantidade  $CH = 6$  pollegadas, designando os diametros respectivos por  $D, d, \delta$ , e servindo-nos da experiencia primeira da Taboa (n. 300.), teremos estas proporçoens (n. 287.)

$$2722 : 2160 :: 1 \times 144 : DD \sqrt{\frac{1}{2}}$$

$$2722 : 1080 :: 1 \times 144 : dd \sqrt{\frac{1}{2}}$$

$$2722 : 360 :: 1 \times 144 : \delta\delta \sqrt{\frac{1}{2}},$$

das quais se tira  $D = 12,71$ ,  $d = 9$ ,  $\delta = 5,9$  linhas.

Com igual facilidade se determinariaõ os diametros; se os centros naõ estivessem na mesma horizontal. Todas as situaçoens saõ igualmente admissiveis, quando o nivel da agua permanece na mesma altura; mas como isto naõ succede assim, sempre haverá tempo em que os orificios distribuãõ a agua fóra da raziã conveniente, se forem muito desiguais, ou se naõ estiverem na mesma horizontal. O melhor partido, he dispollos na mesma horizontal, e quando algum devesse ser muito desigual dos outros partillo em partes pouco desiguais, cujos productos se venhaõ depois a reunir no cano do seu destino. 307

307 M. Mariotte deu o nome de *pollegada d'agua* ao producto de hum orificio circular vertical de huma pollegada de diametro, que tem o centro distante 7 linhas da superficie da agua; producto, que em hum minuto achou ser de 672 pollegadas cubicas de agua, e que pelas nossas experiencias he de 628. Mas muitos praticos ignorantes tem abusado desta expressaõ, entendendo por *pollegada d'agua* o producto que dá por minuto hum orificio de huma pollegada de diametro, sem attenderem á altura do nivel acima do orificio, que he hum elemento essencial.

Em Portugal daõ o nome de *manilha d'agua* á que sahe por hum orificio, que tem hum palmo craveiro por circumferencia, ou 2,546 pollegadas de diametro. Dividem a manilha em 16 *aneis*, e cada anel em 8 *penas*; e consequentemente será o diametro do anel de 0,636, e o da pena de 0,225 pollegadas. Esta divisaõ, não se attendendo á altura do nivel da agua acima do orificio, incorre no mesmo absurdo dos praticos Francezes; porque o mesmo orificio em diferentes alturas dá no mesmo tempo diversas quantidades de agua, e o valor desta não se póde julgar senão pelas quantidades que os orificios daõ no mesmo tempo.

## CAPITULO II.

*Do movimento das aguas, que sahem pelos orificios de quaisquer vasos, até elles se esgotarem.*

308 **N** Os vasos constantemente cheios não depende a quantidade de agua que sahe por hum orificio, senão da area do orificio, da altura do fluido, e do tempo. Mas quando não recebem agua nenhuma provisional, e consequentemente desaguão pelos orificios até se despejarem, he necessario além disso attender á figura dos mesmos vasos, a qual influe essencialmente nas circumstancias do desaguamento.

309 Para determinarmos em geral o methodo de resolver esta nova questã, reflectiremos que em hum instante  $dt$  póde a altura do fluido acima do orificio supor-se

por-se constante, e que póde conseguintemente calcular-se a pequena quantidade que sahe pelo orificio pelo methodo do Capitulo precedente. Assim, suppondo a altura primitiva do fluido  $Kp = b$  (Fig. 94.), o espaço  $KL$  que a superficie delle tem descido no tempo  $t = x$ , a area da secção  $EFGH = X$ , funcção de  $x$  dada pela figura do vaso, a area do orificio  $= K$ , e a altura donde cahe hum grave em huma unidade de tempo  $= a$ , acharemos que sendo o orificio infinitamente pequeno dará no instante  $dt$  a quantidade elementar  $dQ = 2K dt \sqrt{a(b-x)}$ . Porém esta he igual á camada elementar  $EFGH d\text{efg} = X dx$ .

Logo  $X dx = 2K dt \sqrt{a(b-x)}$ , e  $t = \int \frac{X dx}{2K \sqrt{a(b-x)}}$ .

310 Sendo pois dada a figura do vaso, e a altura  $KR$  que tem descido a superficie do fluido, determinaremos o tempo. E como igualmente podemos com os mesmos dados determinar o solido  $ABCDZOQP$ , que he o fluido defagado no dito tempo, acharemos o producto do orificio em hum tempo determinavel pela figura do vaso, e pela altura que tem descido a superficie do fluido.

Reciprocamente: Se for dado o tempo por huma funcção das alturas verticais, que desce a superficie do fluido, poderemos determinar a figura do vaso. Porque nesse caso teremos  $dt = X' dx$ , sendo  $X'$  huma funcção de  $x$ ; e por conseguinte  $X = 2K X' \sqrt{a(b-x)}$ .

311 EXEMPLO I. Suppondo que o vaso  $ApqC$  (Fig. 94.) he produzido pela revolução de huma parabola, cujas ordenadas  $AK, EL$  sejaõ na ração subquadruplicada das abscissas  $pK, pL$  &c; determinar o tempo do defagamento correspondente a qualquer altura  $KR$ .

Seja a equação da parabola genitora  $y^4 = p^3(b-x)$ ; sendo  $EL = y$ ,  $pK = b$ ,  $LK = x$ , e o parametro  $= p$ . Representando a ração da circumferencia ao diametro por

$c$ , teremos pois  $X = cy^2 = cp^{\frac{3}{2}} \sqrt{b-x}$ . Logo  $t =$

$$\int \frac{cp^{\frac{3}{2}} dx \sqrt{b-x}}{2K \sqrt{a(b-x)}} = \int \frac{cp^{\frac{3}{2}} dx}{2K \sqrt{a}} = \frac{cp^{\frac{3}{2}} x}{2K \sqrt{a}}$$

Donde se vê, que os tempos saõ proporcionais aos espaços verticais, que anda a superficie do fluido. Conseguintem-

mente he este o vaso mais accommodado para se formar hum *clepsydra*, ou ampulheta de agua; porque dividindo a altura primitiva  $pK$  em partes iguais, estas serã andadas pela dita superficie em tempos iguais.

Fazendo  $x = b$ , teremos o tempo que o vaso carece

para se esgotar  $= \frac{cp^{\frac{3}{2}}b}{2K\sqrt{a}}$ ; e querendo, que este seja

igual a hum tempo dado, das tres quantidades  $p, b, K$  podem tomar-se duas arbitrariamente, e a terceira se determinará sem difficuldade.

Substituindo o valor de  $dt = \frac{cp^{\frac{3}{2}}dx}{2K\sqrt{a}}$  na equação  $dQ$

$= 2Kdt\sqrt{a(b-x)}$ , teremos  $Q = \int cp^{\frac{3}{2}}dx\sqrt{b-x}$

$= -\frac{2}{3}cp^{\frac{3}{2}}(b-x)^{\frac{3}{2}} + C = \frac{2}{3}cp^{\frac{3}{2}}(b^{\frac{3}{2}} - (b-x)^{\frac{3}{2}})$ ,

porque deve ser  $Q = 0$  quando  $x = 0$ ; e pondo em lugar de  $x$  o seu valor  $\frac{2Kt\sqrt{a}}{cp\sqrt{p}}$ , teremos

$$Q = \frac{2}{3}cp^{\frac{3}{2}} \left[ b^{\frac{3}{2}} - \left( b - \frac{2Kt}{cp} \sqrt{\frac{a}{p}} \right)^{\frac{3}{2}} \right] ..$$

312 Reciprocamente: Se quizessemos achar a figura de hum vaso, em que a agua descesse proporcionalmente ao tempo, teriamos  $t = \frac{x}{q}$ , e  $dt = \frac{dx}{q}$ . Substituindo este

valor de  $dt$  na equação  $Xdx = 2Kdt\sqrt{a(b-x)}$ , resultaria  $X = \frac{2K\sqrt{a}\sqrt{b-x}}{q}$ . Porém, havendo a

figura de ser hum solido de revoluçã, he  $X = cy^2$ ; logo

$y^2 = \frac{2K\sqrt{a}\sqrt{b-x}}{cq}$ , equação á mesma para

bola;

bola, que pelo methodo directo achámos fer a que tem esta propriedade.

313 EXEMPLO II. Suppondo, que o vaso *A M N C* he prismatico; determinar o tempo que gastará a superficie do fluido em descer de *K* até *R* (Fig. 95.).

Neste caso a area *X* he constante, e a formula  $t =$

$$\int \frac{X dx}{2K\sqrt{a} \cdot \sqrt{(b-x)}} \text{ dará } t = \frac{X}{2K\sqrt{a}} \int \frac{dx}{\sqrt{(b-x)}} =$$

$$-\frac{X}{K\sqrt{a}} \sqrt{(b-x)} + C; \text{ e determinando a constante}$$

pela condiçã que  $x = 0$  dê  $t = 0$ , será  $t = \frac{X}{K\sqrt{a}} \left( \sqrt{b} \right.$

$\left. - \sqrt{(b-x)} \right)$ . Pondo  $x = b$ , sera o tempo que gasta o

vaso em se esgotar  $= \frac{X}{K} \sqrt{\frac{b}{a}}$ . Donde se segue que

os tempos que gastaõ em esgotar-se dous vasos prismaticos, são na raziã composta da raziã das bases, da subduplicada das alturas, e da inversa dos orificios.

314 A formula  $t = \frac{X}{K\sqrt{a}} \left( \sqrt{b} - \sqrt{(b-x)} \right)$  dá o

meio de construir huma clepsydra cylindrica. Por exemplo: se quizermos dividir a altura *C N* em 12 partes tais, que sejaõ corridas pela superficie do licor em tempos iguais, dividiremos *C N* em 144 partes iguais, que he o quadrado de 12: de 144 tiraremos 121 quadrado de 11, e o resto 23 dará na mesma linha *C N* o intervallo *C G* da primeira divisiã; de 121 tiraremos 100 quadrado de 10, e o resto 21 será o segundo intervallo &c. Donde se vê que as partes successivas de cima para baixo seráõ 23, 21, 19, 17, 15 &c.

E se quizermos, que cada intervallo seja corrido em hum tempo dado, em huma hora por exemplo, será necessario proporcionar de tal modo a base do cylindro *X*, e a altura delle *b* com a area do orificio *K*, que tenhamos

$$1 \text{ hora} = \frac{X}{K\sqrt{a}} \left( \sqrt{b} - \sqrt{\frac{121}{144}b} \right) = \frac{X}{12K} \sqrt{\frac{b}{a}}. \text{ Donde}$$

se vê, que das quantidades *X*, *b*, *K* sendo tomadas duas

duas a arbitrio, a terceira se determinará immediatamen-  
te por esta equação.

315 Se o vaso prismático  $AMNC$  se conservasse con-  
stantemente cheio, lançaria pelo orifício  $pq$  huma quan-  
tidade dupla de agua em hum tempo igual ao que gasta  
em se evacuar pelo mesmo orifício. Porque sendo o dito

tempo  $= \frac{X}{K} \sqrt{\frac{b}{a}}$ , a quantidade de agua seria nesse

caso  $= \frac{X}{K} \sqrt{\frac{b}{a}} \cdot 2K\sqrt{ab} = 2Xb$ , quantidade du-  
pla do prisma  $AMNC$  que sahe no mesmo tempo, quan-  
do o vaso se despeja pelo orifício.

316 EXEMPLO III. Determinar o tempo do desfaguamento  
de hum vaso prismático  $AMNC$  (Fig. 96.), cheio de lico-  
res diferentes  $MNLF$ ,  $FLGE$ ,  $EGCA$ , os quais sup-  
ponemos que se não misturão, sendo postos os mais leves sobre  
os mais pezados.

Sendo  $p, p', p''$  as gravidades especificas dos fluidos  
 $ML, FG, EC$  respectivamente, reflectiremos que a pres-  
são produzida no orifício  $pq$  pelo fluido  $FG$  he igual á  
que produziria huma columna da mesma especie que  $ML$ ,

cuja altura fosse  $= GL \frac{p'}{p}$  (n. 46.), e que a pressão pro-

duzida pelo fluido  $EC$  he igual á que produziria huma co-  
lunna da mesma especie que  $ML$ , cuja altura fosse  $=$

$GC \frac{p''}{p}$ . Fazendo pois  $NL = c, LG = f, GC = g$ , e

conservando todas as outras denominaçoens do Exemplo  
precedente, não teremos mais que substituir  $c + \frac{fp'}{p}$  \*

$\frac{gp''}{p}$  em lugar de  $b$  na equação  $t = \frac{X}{K\sqrt{a}} [ \sqrt{b} - \sqrt{(b -$

$x) ]$ , que achámos para os vasos prismáticos; e resultará

$$t = \frac{X}{K\sqrt{a}} \left[ \frac{\sqrt{(pc + fp' + gp'')} - \sqrt{(pc + fp' + gp'' - px)}}{\sqrt{p}} \right].$$

Bem se vê, que havendo sahido inteiramente o fluido  
 $ML$ , teremos a expressão do tempo



$$t = \frac{X}{K\sqrt{a}} \left[ \frac{V(fp' + zp'') - V(fp' + zp'' - p'x)}{Vp'} \right]; e$$

que havendo sahido o segundo, será  $t = \frac{X}{K\sqrt{a}} (Vg - V(g - x))$ . Do mesmo modo se discorrerá, quando for maior e numero dos fluidos.

317 EXEMPLO IV. Determinar o tempo, que deve gastar um vaso composto de dous vasos prismaticos  $AV, OH$  em se esgotar por um orificio muito pequeno  $pq$  (Fig. 97).

Produzindo  $AS, CV$  até encontrarem o plano horizontal  $DH$ , he manifesto que a velocidade do fluido em  $pq$  he como se elle sahisse do vaso simples  $AMNC$ . Logo, designando por  $A$  a base do vaso superior, e por  $B$  a do inferior, acharemos (n. 213.) que o tempo da descida da superficie de  $AC$  até  $SV$  he representado por

$$\frac{A}{K\sqrt{a}} (VAM - VSM), e que o tempo da descida de$$

$OP$  até  $DH$  he representado por  $\frac{B\sqrt{OD}}{K\sqrt{a}}$ ; e ajuntando

estes dous tempos será o tempo total da evacuação repre-

$$\text{sentado por } \frac{AVAM - (A - B)VSM}{K\sqrt{a}}.$$

318 Até agora havemos supposto que os orificios são infinitamente pequenos. Se forem de grandeza consideravel, situados porém horizontalmente, podemos servirnos do methodo geral do Capitulo I, que se applica sem difficuldade ao caso presente.

Suppondo, que a superficie da agua se acha no primeiro instante em  $SX$  (Fig. 73.), e que no tempo  $t$  chega á posição indeterminada  $AB$ ; está claro, que conservando todas as denominações do n.º 236, e designando somente a altura  $Ep$ , que neste caso he variavel, por  $x$ , teremos  $Ee = -dz$ . E substituindo este valor na equação final do n.º 237, teremos

$$M^2 x dz + K^2 MN ds + s dz (K^2 - M^2) = 0.$$

Se  $K$  for infinitamente pequeno, resultará desta equação  $s = z$ , isto he, será a velocidade a cada instante devida á altura do fluido, como acima tinhamos supposto.

319 Como

319 Como  $M, N$  são aqui funções de  $z$  dadas pela figura do vaso, a equação precedente se reduzirá sempre a esta forma

$$ds + A.Zs dz + B.Z' dz = 0,$$

fendo  $Z, Z'$  funções de  $z$ , e  $A, B$  constantes. Assim pôde integrar-se em geral pelo methodo, de que já nos havemos servido (n. 105.). Aqui mostraremos o seu uso em hum caso particular.

320 Supponhamos, que o vaso proposto he hum cylindro vertical. Conforme as nossas denominações  $M$  representará neste caso a secção horizontal constante do cylindro, e teremos  $N = \frac{z}{M}$ ; e a equação do n.º 318, fazendo

$\frac{M^2}{K^2} = m$ , e  $\frac{M^2 - K^2}{K^2} = n$ , se reduzirá á forma seguinte

$$z ds - n s dz + m z dz = 0.$$

Multiplicando-a por huma função  $\phi$  de  $z$ , teremos  $\phi z ds - \phi n s dz + \phi m z dz = 0$ ; e suppondo que  $\phi z s + \int \phi m z dz = C$ , teremos  $\phi z ds + s (\phi dz + z d\phi) + \phi m z dz = 0$ . Comparando estas duas equações differenciais, resultará  $\phi dz + z d\phi = -\phi n dz$ , e conseguintemente  $\frac{d\phi}{\phi} = -(n+1) \frac{dz}{z}$ , ou  $\phi = z^{-(n+1)}$ ;

e em fim substituindo este valor na equação  $\phi z s + \int \phi m z dz = C$ , designando a altura primitiva do fluido  $Op$  por  $H$ , e determinando a constante  $C$  pela condição que  $z = H$  dê  $s = 0$ , teremos

$$(1-n) s z^{-n} + m z^{1-n} = m H^{1-n}.$$

Se o fluido no primeiro instante tivesse, por qualquer causa exterior, huma velocidade devida á altura  $b$ , seria necessario determinar a constante pela condição que  $z =$

$H$  desse  $s = b \cdot \frac{M^2}{K^2}$ ; e assim teriamos sempre  $s$  em fun-

ção de  $z$  e de constantes. Do mesmo modo se pôde achar a relação entre o tempo e a velocidade, ou entre o tempo e a altura  $z$ .

321 Quando  $n = 1$ , ou  $M^2 = 2K^2$ , o integral precedente dá para  $s$  hum valor indeterminado. Então he necessario recorrer á formula differencial, que dará  $z dz$

+  $z ds - s dz = 0$ , ou  $\frac{z ds - s dz}{z^2} = - \frac{2 dz}{z}$ , cujo integral he  $\frac{s}{z} = lH^2 - lz^2$ , completando-se de maneira que  $z = H$  dê  $s = 0$ . Logo neste caso  $s = 2z(lH - lz)$ , ou  $s = 2z \cdot l \frac{H}{z}$ .

322 Sobre o mesmo exemplo faremos huma observação, que com as mudanças competentes se applica a toda a sorte de vasos. Supponhamos, que a superficie da agua no primeiro instante se abaixa no cylindro a quantidade infinitamente pequena  $q$ . Então teremos  $z = H - q$ ; e substituindo este valor na equação  $(1 - n) s z^{-n} + m z^{1-n} = m H^{1-n}$ , e desprezando os termos que envolvem  $q^2, q^3$  &c, acharemos  $s = m q = q \cdot \frac{M^2}{K^2}$ . Donde se segue, que a altura devida á velocidade da superficie no cylindro he representada por  $q$ ; e por conseguinte, que a superficie desce nos primeiros instantes á maneira dos graves, ou como se o cylindro não tivesse fundo, e o fluido cahisse junto á maneira de huma columna solida.

323 Daqui se tem formado huma objecção contra a hypothese do parallelismo das camadas, em que estes calculos se fundam; porque parece, que sahindo o fluido por hum orificio, não póde a superficie d'elle descer do mesmo modo que desceria, se o fundo lhe não puzesse obstaculo. Mas como este obstaculo faz que a pressão do fluido communique maior velocidade á parte que sahe pelo orificio, do que ella haveria adquirido pela propria gravidade; póde ser que a sahida mais prompta dessa porção de licor dê lugar a que a superficie do fluido nos primeiros instantes desça como se estivesse livre. Por outra parte, ainda que esta hypothese representasse a fluxão de hum modo erroneo para hum tempo infinitamente pequeno, não se segue que não seja propria para a representar em hum tempo finito de hum modo approximado, debaixo da restricção que acima declarámos (n. 235.).

324 Pelo que respeita aos orificios laterais, quando são pequenos, e além disso situados de maneira que todos

dos os seus pontos se possaõ a cada instante julgar equidistantes da superficie do fluido, he o calculo absolutamente o mesmo que nos horizontais. Quando porẽm naõ podem julgar-se todos os pontos equidistantes da superficie, seguiremos hum methodo analogo ao que praticamos no Capitulo precedente (n. 244.)

Suppondo pois a altura primitiva do fluido  $H$ , o espaço que no tempo  $t$  tem descido a superficie delle  $= x$ , a area actual da mesma superficie  $= X$ , he manifesto que a altura do fluido em hum instante  $dt$  se póde tomar como constante. Logo designando por  $z$  a distancia da dita superficie aos diferentes elementos horizontais do orificio, e conservando as mais denominações do n. 244, teremos  $dQ = X dx = 2 dt \sqrt{a} \int dS \sqrt{z}$ ; e conseguintemente

$$t = \int \frac{X dx}{2 \sqrt{a} \int dS \sqrt{z}}$$

Na expressaõ  $\int dS \sqrt{z}$  deve tomar-se  $x$  como constante.

325 Por exemplo: Seja hum vaso prismatico  $AG$  (Fig. 74.), que se evacua por hum orificio rectangular  $MN$ , e supponhamos a altura primitiva do fluido acima da base do orificio  $= H$ , o espaço que tem descido a superficie  $= x$ , a dimensaõ horizontal do rectangulo  $= f$ , a vertical  $= b$ . Tomando  $KL = u$ , teremos  $dS = f du$ , e  $z = H - b - x + u$ ; e por conseguinte  $\int dS \sqrt{z} = \int f du \sqrt{H - b - x + u}$

$= \frac{2}{3} f \left[ (H - x)^{\frac{3}{2}} - (H - b - x)^{\frac{3}{2}} \right]$ , tomando o integral entre os limites de  $u = 0$ , e  $u = b$ . E substituindo este valor na formula geral, teremos

$$t = \int \frac{X dx}{4 f \sqrt{a} \left[ (H - x)^{\frac{3}{2}} - (H - b - x)^{\frac{3}{2}} \right]}$$

Esta expressaõ, sem embargo de  $X$  ser constante neste caso, naõ póde integrar-se senaõ por meio de quadraturas, ou de series, e o mesmo succede nos outros casos.

326 Mas como por inducaõ temos visto no Capitulo I, que os orificios laterais desaguaõ sensivelmente como os horizontais, contando-se as alturas do fluido desde os centros de gravidade dos mesmos orificios, podemos

demos com esta unica mudança servirmos na pratica do methodo, que havemos exposto para os orificios horizontais. Passemos á soluçãõ de alguns Problemas, que servirãõ de exercicio nesta materia.

327 PROBL. I. Suppondo, que o vaso *IT* (Fig. 98.) constantemente cheio até a altura *TL* transmite a agua para o vaso prismatico *AN* por hum pequeno tubo horizontal *TM*; pergunta-se o tempo, em que a superficie da agua no vaso *AN* chegará a huma posição dada *EG*.

Seja a area do orificio representada por *M*, e a base do vaso *AN* por *A*; e suppondo que já tem entrado nelle huma quantidade *RN* de agua tal, que a pequena quantidade que entra por *M* lhe não cause abalo sensivel, [estará o fluido *RN* em equilibrio com *ZT*, e a velocidade em *N* será devida á altura *LX*, ou *RA*, igual ao excesso da altura do vaso *AM* sobre a altura actual da superficie do fluido *RS*. Assim considerando a altura *AR* como dada, e como a do vaso prismatico *ARSC*, he facil de ver que a superficie *RS* deverá subir do mesmo modo, como a de hum fluido *ARSC* que fosse sollicitado de baixo para cima por huma força igual á da gravidade, e que desaguasse por hum orificio igual a *M* aberto na base superior *AC*. Logo será o tempo empregado em subir de *RS* até *EG* representado pela equaçãõ (n. 313.).

$$t = \frac{A(\sqrt{AR} - \sqrt{AE})}{M\sqrt{a}}$$

Donde se segue, que o tempo necessario para se encher o vaso *RC* na hypothese do problema he duplo do tempo, em que hum vaso constantemente cheio na altura *AR* daria pelo orificio *M* a quantidade de agua *ARSC* (n. 315.).

328 A altura *AR*, que supomos conhecida, não pôde differir muito de *AM*. Será facil de determinar em cada caso, havendo respeito á amplitude do fundo *MN*. Quando se quizer saber o tempo total, que gasta o vaso em se encher de *M* até *E*, buscar-se-ha o tempo que gasta em sahir pelo orificio *M* a quantidade de fluido *MS*, suppondo que a altura do fluido acima do orificio he constantemente *LT* (n. 233.), e o tempo que gasta a superficie *RS* em chegar a *EG* pela equaçãõ pre-

precedente ; e a soma destes dous tempos dará proxima-  
mente o tempo procurado.

329 PROBL. II. Hum vaso  $IT$  (Fig. 99.) cheio até  $IL$ ,  
sem receber nova agua se despeja por hum pequeno tubo  
 $TM$  para hum vaso lateral  $MC$ , que no primeiro instan-  
te contém huma quantidade de agua até  $DE$ , e desagua  
parte della pelo orificio  $N$ . Suppondo, que em certo tempo  
as superficies do fluido nos dous vasos se acham respectiva-  
mente em  $QP, KV$ ; pergunta-se a relação das alturas  
verticais  $QR, KX$ , e a expressão do tempo.

Seja  $KX = x$ ,  $KV = X$  função de  $x$  dada pela figu-  
ra do vaso  $AN$ ;  $QR = y$ ,  $QP = Y$  função de  $y$  dada  
pela figura do vaso  $IT$ ; a area do orificio  $M = M$ , e  
a do orificio  $N = N$ . Sendo  $QF = y - x$  a altura de-  
vida á velocidade em  $M$ , teremos  $2M dt \sqrt{a} \cdot \sqrt{y - x}$   
por expressão da agua que passa por  $M$  no instante  
 $dt$  (n. 233.): porém esta tem por outro valor  $-Y dy$ ;  
logo acharemos

$$dt = \frac{-Y dy}{2M \sqrt{a} \cdot \sqrt{y - x}}$$

Se da quantidade de agua  $2M dt \sqrt{a} \cdot \sqrt{y - x}$ ,  
que o vaso  $IT$  fornece a cada instante ao vaso  $AN$ ,  
tirarmos a que este lança pelo orificio  $N$ , o resto  $2dt/a$   
 $[M \sqrt{y - x} - N \sqrt{x}]$  será o incremento de agua no  
vaso  $AN$ , que deve ser igual a  $X dx$ ; donde tiraremos

$$dt = \frac{X dx}{2 \sqrt{a} \cdot (M \sqrt{y - x} - N \sqrt{x})}$$

Igualando pois entre si os dous valores de  $dt$ , teremos

$$\frac{Y dy}{M \sqrt{y - x}} + \frac{X dx}{M \sqrt{y - x} - N \sqrt{x}} = 0;$$

equação fundamental, que seria necessario integrar, para  
conhecer a relação entre  $x$  e  $y$ , e depois disso a expres-  
são do tempo; mas esta integração não se póde fazer em  
geral.

330 Quando os vasos são, ou podem julgar-se pri-  
maticos, a equação será homogenea, e conseguintemen-  
te separavel, porque então  $Y, X$  são constantes. Sup-  
ponhamos pois  $Y = A$ ,  $X = B$ , e fazendo primeiro  $y =$   
 $xz$ , e depois  $z - 1 = uu$ , acharemos

$dx$

$$\frac{dx}{x} = \frac{2A(Nu du - Mu^2 du)}{MAu^3 - NAu^2 + (MA + BM)u - NA}$$

equação racional, e conseguintemente integravel pelos methodos conhecidos.

Daqui se vê em geral, que sendo ambos os vasos prismaticos,  $x$  e  $y$  podem sempre representar-se por funções de huma mesma variavel; e que por conseguinte pôde tambem determinar-se  $t$  por huma função da mesma variavel.

331 Ha hum caso muito simples, e que succede muitas vezes na pratica. Supponhamos que o vaso  $AN$  não despeja agua por  $N$ , ou ao menos que não despeja quantidade attendivel a respeito da que entra por  $M$ . Então, sendo os vasos prismaticos, a equação geral se reduz a  $A dy + B dx = 0$ ; e integrando de maneira que desvanença quando  $y = RO = b$ , e  $x = XZ = b$ , acharemos  $Ay + Bx = Ab + Bb$ . Tirando daqui o valor de  $x$ , e substituindo-o na primeira expressão de  $dt$ ; depois integrando, e completando o integral de maneira que  $t = 0$  dê  $y = b$ , teremos

$$t = \frac{A \vee B}{M(A+B)\sqrt{a}} \left[ \sqrt{(Bb - Bb)} - \sqrt{(B+A)y - Ab - Bb} \right].$$

Para determinar o momento, em que a agua chega a por-se de nivel nos dous vasos, he necessario fazer  $x =$

$$y = \frac{Ab + Bb}{A + B}; \text{ e então acharemos}$$

$$t = \frac{AB}{M(A+B)} \sqrt{\frac{b-b}{a}}$$

332 PROBL. III. Tendo o vaso cylindrico  $VN$  (Fig. 100.) hum pequeno orificio no fundo  $K$ , e mergulhando-se verticalmente em hum fluido indefinido, cuja superficie por conseguinte não sobe nem desce; achar o tempo que gasta a superficie da agua em chegar a huma altura dada  $EG$ .

Este problema he exactamente da mesma especie que o primeiro. Porque suppondo que a agua tem já chegado a  $RS$  para não haver abalo sensivel no fluido  $RMNS$  da parte do que entra por  $K$ , acharemos pela mesma razão

$$t = \frac{A(\sqrt{AR} - \sqrt{AE})}{K\sqrt{a}};$$

sendo

sendo  $A$  a area da base do cylindro,  $K$  a do orificio,  $t$  o tempo que gasta a superficie em subir de  $R$  até  $E$ , e  $a$  a altura donde hum grave cahe em huma unidade de tempo.

333 Se o cylindro estivesse cheio até  $VT$ , e se despejasse por  $K$  dentro do fluido, he igualmente manifesto que o excesso da altura do fluido interior sobre  $a$  do exterior produziria o movimento descensional. Assim achariamos o tempo, que gasta a superficie em descer de  $VT$  até  $OL$ , pela equação

$$t = \frac{A(VVA - VOA)}{Kva}$$

Quando o orificio  $K$  he infinitamente pequeno, a superficie não passa do nivel  $AC$  em ambos os casos; mas tendo  $K$  huma rasão sensivel com a amplitude do cylindro, a superficie chegará a  $AC$  com huma velocidade finita, a qual não póde ser destruida senão pela gravidade no primeiro caso, e pela pressão do fluido exterior no segundo. Assim fará a superficie pequenas oscillações acima e abaixo de  $AC$  até se pôr de nivel. Então será necessario recorrer á soluçãõ geral do problema seguinte.

334 PROBL. IV. Tendo o vaso  $VN$  (Fig. 101.) qualquer abertura no fundo  $pq$ , e sendo mergulhado verticalmente no fluido  $BKDF$  de qualquer outro vaso; determinar as circunstanças do movimento.

No instante em que se abre o orificio  $pq$ , as duas porções de fluido  $ABPM$ ,  $CFQN$  comprimem o fluido inferior  $PQDK$ , como se fossem dous embolos applicados verticalmente ás bases  $PM$ ,  $QN$ . Em consequencia destas pressões sobe o fluido pelo vaso  $MT$ , sem perder a continuidade com o resto da massa; e a cada instante deve haver igualdade entre as forças perdidas pelas columnas  $ABPM$ ,  $CFQN$ , e as forças ganhadas pelo fluido  $MGIN$  que sobe pelo vaso  $MT$ .

Imaginemos pois o fluido exterior  $ABPM + NCFQ$  e o interior  $GMIN$  divididos em huma infinidade de camadas horizontais e iguais entre si, representadas por  $Hufb + Xzcx$ , e por  $OLlo$ , e supponhamos  $Sp = p$ ,  $Rp = z$ ,  $Ep = q$ ,  $Yp = x$ , a area do orificio  $pq = K$ , a velocidade em  $pq = u$ , e a altura que lhe he devida  $= r$ , a area representada por  $OL = y$ , e a velocidade



dade della =  $v$ , a area representada por  $H u + z X = s$ , e a velocidade della =  $V$ , as areas  $G I = M$ ,  $B A + C F = P$ ,  $P M + N Q = Q$ , a gravidade =  $g$ , o elemento do tempo =  $d t$ .

Isto posto, está claro que o fluido descendente animado em cada huma das suas camadas da velocidade  $g d t - d V$  deve fazer equilibrio a cada instante com o fluido ascendente animado em cada huma das suas camadas da velocidade  $g d t + d v$ . Logo teremos a equação  $\int d z (g d t - d V) = \int d x (g d t + d v)$ , ou

$$\int d z (g d t - d V) - \int d x (g d t + d v) = 0.$$

$$\text{Porém } v = \frac{K u}{y}, d v = \frac{K (y d u - u d y)}{y y}, V = \frac{K u}{s}, d V = \frac{K (s d u - u d s)}{s s}, d t = \frac{d x}{v} = \frac{d x}{V} = \frac{y d x}{K u} = \frac{s d x}{K u}.$$

Logo a equação precedente será reduzida á forma seguinte

$$\frac{g s d x}{K u} \int d x - K d u \int \frac{d x}{s} + K u s d z \int \frac{d s}{s^2} - \frac{g y d x}{K u} \int d x - K d u \int \frac{d x}{y} + K u y d x \int \frac{d y}{y^2} = 0.$$

As integrações indicadas devem effectuar-se para as alturas inteiras  $p, q$ . Assim teremos  $\int d z = p$ ,  $\int d x = q$ ; e supponhamos, que para as mesmas alturas he  $\int \frac{d x}{y} =$

$N$ ,  $\int \frac{d z}{s} = N'$ . Além disso  $\int \frac{d y}{y^2}$  deve desvanecer quando  $y = M$ , e receber o valor completo quando  $y = K$ ;

e do mesmo modo  $\int \frac{d s}{s^2}$  deve desvanecer quando  $s = P$ ,

e receber o seu valor completo quando  $s = Q$ . Em fim, sendo  $E e$  a altura da camada  $G I$  e  $g$  temos  $y d x = s d z = M . E e$ . Logo a equação precedente se mudará para esta forma

$$\frac{M \cdot E e \cdot (p - q)}{K} - K dr (N + N') + M \cdot E e \cdot Kr$$

$$\left( \frac{1}{M^2} - \frac{1}{K^2} + \frac{1}{p^2} - \frac{1}{Q^2} \right) = 0;$$

equaçãõ geral, que dá o movimento do fluido nos dous vasos, e que se integra pelos methodos, que já havemos praticado.

335 Se o vaso *MT* for hum cylindro vertical, e o vaso *BD* tiver huma largura infinita, o fluido poderá nelle considerar-se estacionario, e os termos  $N'Kdr$ ,  $M \cdot E e \cdot Kr \left( \frac{1}{p^2} \right.$

$\left. - \frac{1}{Q^2} \right)$  feraõ infinitamente pequenos em comparaçãõ dos outros, e as quantidades  $M, p$  constantes. Entãõ será a equaçãõ

$$\frac{M \cdot E e \cdot (p - q)}{K} - KNdr + M \cdot E e \cdot Kr \left( \frac{1}{M^2} - \frac{1}{K^2} \right) = 0.$$

E se nesta equaçãõ supuzermos  $K$  infinitamente pequeno em comparaçãõ de  $M$ , resultará  $r = p - q$ , isto he, a altura devida á velocidade no orificio igual á differença entre a altura constante do fluido exterior e a altura actual do interior, como haviamos supposto no problema precedente.

336 Suppondo, que o vaso *MT* contém licor acima do nivel *BF*, e que se despeja no vaso *BD* pelo orificio *pq*, a equaçãõ primitiva será

$$\int dx (g dt - dv) - \int dx (g dt + dV) = 0,$$

sobre a qual se faraõ operações analogas ás precedentes.

337 Quando se houver de applicar esta theorica a exemplos particulares, he necessario lembrar que sendo o orificio *pq* aberto em huma parede delgada deve diminuir-se por causa da contracçãõ na rafaõ de 16 para 10 quando elle he pequeno em comparaçãõ do fundo *MN*, e na rafaõ de 16 para 13 quando for igual ao mesmo fundo. E fazendo as correcções convenientes para os casos intermedios, achar-se-ha que a theorica concorda muito bem com a experiencia, ao menos depois que o fluido tiver adquirido alguma altura no cylindro *MT*.

338 PROBL. V. Sendo o vaso prismático  $AK$ , que comunica com o tubo  $KL$ , atravessado de muitos diaphragmas  $EF, OP, VH$ , nos quais se tem feito as pequenas aberturas  $G, M, N$ ; pergunta-se a lei, pela qual se ha de despejar pelo pequeno orificio  $D$  ( Fig. 102. ).

Seja  $TB$  a altura primitiva do fluido, e supponhamos que em certo tempo se acha a superficie delle em  $ab$ . Pelo methodo do n.º 259 acharemos na primeira posição, que a altura devida á velocidade em  $D$  he representada por

$$TB \times \frac{G^2 M^2 N^2}{G^2 M^2 N^2 + D^2 M^2 N^2 + D^2 G^2 N^2 + D^2 G^2 M^2}$$

e na segunda por

$$Tb \times \frac{G^2 M^2 N^2}{G^2 M^2 N^2 + D^2 M^2 N^2 + D^2 G^2 N^2 + D^2 G^2 M^2}$$

Por estas expressões se vê, que na extensão do espaço  $BF$  corre o fluido em  $D$ , como se o vaso  $AT$  não tivesse diaphragmas, e fosse a altura variavel do fluido igual á que acabamos de determinar. Assim acharemos o tempo correspondente a  $BF$  pelo methodo do n.º 313.

Quando a superficie do fluido chega a  $EF$ , o movimento he como se não existisse o diaphragma, ou como se o orificio  $G$  fosse infinito em comparação dos outros. Fazendo pois  $G = \infty$ , acharemos que estando a superficie em  $EF$  a altura devida a velocidade em  $D$  he representada por

$$TF \times \frac{M^2 N^2}{M^2 N^2 + D^2 N^2 + D^2 M^2}; \text{ e que chegando a qual-}$$

quer outra posição indeterminada  $ef$ , a dita altura será

$$Tf \times \frac{M^2 N^2}{M^2 N^2 + D^2 N^2 + D^2 M^2}$$

Do mesmo modo, quando a superficie chegar a  $OP$  faremos  $M = \infty$ , e acharemos a expressão da altura devida á velocidade, e do tempo correspondente; e assim por diante. Em fim ajuntando todos os tempos parciais conheceremos o tempo total, que a superficie gasta em descer huma altura dada.

339 Pelas expressões das alturas devidas ás velocidades do fluido em  $D$ , está claro que a velocidade diminue á medida

dida que a superficie desce de *B* até *F*; que chegando a superficie a *F* se aumenta a velocidade em *D*, e que de *F* até *P* torna a diminuir, e assim por diante. As distancias dos diaphragmas podem ser de tal sorte reguladas, que as velocidades em *D* variem de huma quantidade dada á medida que o fluido passa de hum repartimento para outro. Supponhamos, por exemplo, que as aberturas *G*, *M*, *N*, *D*, são iguais entre si, e que se pede que as velocidades em *D*, quando a superficie se acha em *B*, *F*, *P*, *H* sejaõ tambem iguais. Para isso igualaremos entre si as alturas devidas a

$$\text{estas velocidades, e teremos } TB \times \frac{1}{4} = TF \times \frac{1}{3} =$$

$$TP \times \frac{1}{2} = TH \times 1, \text{ e por conseguinte } TH = HP = PF$$

$= FB$ . Donde se vê, que sendo as alturas *TB*, *TF*, *TP*, *TH* em progressão arithmetica decrescente cuja razão he *TH*, a velocidade em *D* será constantemente devida á altura *TH*, quando a superficie estiver em *B*, *F*, *P*, *H*. Esta theorica he conforme a huma experiencia de M. Mariotte. Veja-se a Fig. 33 do seu *Tratado do Movimento das aguas* com o discurso que lhe diz respeito. A explicação que elle dá da experiencia he erronea.

340 PROBL. VI. Sendo o vaso prismatico *AT* (Fig. 103.) atravessado de dous diaphragmas *EF*, *OP* com duas aberturas *M*, *N*, e estando os tres repartos *AF*, *EP*, *OK* cheios de licores de differente especie; determinar o movimento com que se ha de despejar pelo pequeno orificio *D*.

Supponhamos, que no primeiro instante estando a superficie do fluido superior em *AB*, a velocidade d'elle em *M* he devida á altura *BS* analogá a *BF*, a velocidade do fluido *EP* em *N* devida á altura *SV* analogá a *FP*, e a velocidade do fluido *OK* em *D* devida á altura *TV* analogá a *TP*. Seja *BS* = *x*, *SV* = *y*, *TV* = *z*; e havendo de passar em hum instante *dt* igual quantidade de fluido pelas tres aberturas *M*, *N*, *D*, teremos  $2 M dt \sqrt{ax} = 2 N dt \sqrt{ay} = 2 D dt \sqrt{az}$ , e conseguintemente  $y = \frac{M^2 x}{N^2}$ ,  $z = \frac{M^2 x}{D^2}$ .

Isto posto, seja a gravidade especifica do fluido *OK* = *p*, a do fluido *EP* = *p'*, e a do fluido *AF* = *p''*, *BF* = *b*,

$= b$ ,  $FP = c$ ,  $PT = f$ ; e observando que as alturas  $BS$  e  $BF$ ,  $SV$  e  $FP$ ,  $VT$  e  $PT$ , que correspondem duas a duas aos tres fluidos, devem ser multiplicadas pelas gravidades especificas respectivas delles, para se reduzirem a huma mesma unidade de medida, teremos  $p z + p' y + p'' x = p f + p' c + p'' b$ . E comparando esta equação com as duas precedentes, acharemos

$$x = \frac{N^2 D^2 (p f + p' c + p'' b)}{p M^2 N^2 + p' M^2 D^2 + p'' N^2 D^2}$$

$$y = \frac{M^2 D^2 (p f + p' c + p'' b)}{p M^2 N^2 + p' M^2 D^2 + p'' N^2 D^2}$$

$$z = \frac{M^2 N^2 (p f + p' c + p'' b)}{p M^2 N^2 + p' M^2 D^2 + p'' N^2 D^2}$$

Determinadas assim as alturas devidas ás velocidades em  $M, N, D$  para o primeiro instante, supponhamos que depois de certo tempo as superficies dos fluidos se achão em  $ab, ef, op$ . Está claro, que teremos sempre  $bf = BF$ ,  $fp = FP$ , e que sómente a altura  $Tp$  do ultimo fluido he variavel. Assim, designando  $Tp$  por  $k$ , acharemos pelo mesmo methodo para qualquer posição indeterminada dos tres fluidos, as alturas devidas ás velocidades

$$\text{em } M = \frac{N^2 D^2 (p k + p' c + p'' b)}{p M^2 N^2 + p' M^2 D^2 + p'' N^2 D^2}$$

$$\text{em } N = \frac{M^2 D^2 (p k + p' c + p'' b)}{p M^2 N^2 + p' M^2 D^2 + p'' N^2 D^2}$$

$$\text{em } D = \frac{N^2 N^2 (p k + p' c + p'' b)}{p M^2 N^2 + p' M^2 D^2 + p'' N^2 D^2}$$

341 Para mostrar huma applicação muito simples destas formulas, supponhamos que não ha mais que dous fluidos, ou que se aniquila o superior  $AF$  com o diaphragma  $EF$ ; que o repartimento  $OK$  está cheio de agua, e  $EP$  de ar.

Assim teremos  $b = 0$ ,  $M = \infty$ ,  $\frac{p'}{p} = \frac{1}{850}$ ; e porque as pressões do ar exterior em  $N$  e  $D$  fazem equilibrio entre si, será tambem  $c = 0$ . Logo a altura devida á velocidade

Velocidade do ar na passagem por  $N$  será representada por  $\frac{850 k D^2}{D^2 + 850 N^2}$ , e a altura devida á velocidade da agua em  $D$  por  $\frac{850 k N^2}{D^2 + 850 N^2}$ .

Quando a abertura  $D$  he infinitamente pequena em comparação de  $N$ , a primeira altura desvanece, e a segunda se faz igual a  $k$ , como deve ser. Se ambas as aberturas forem iguais, as velocidades do ar em  $N$ , e da agua em  $D$  serão iguais, e devidas á altura  $\frac{850}{851} k$  &c. Por esta theorica se fará a idéa justa da velocidade, com que sahe o vinho pela torneira de huma pipa, quando o buraco destinado a introduzir o ar pela parte superior he muito pequeno.

*Comparação da theorica precedente com a experiencia.*

342 **Q**UANDO hum vaso cheio de agua se deixa esgotar por hum orificio aberto no fundo, a superficie do fluido em chegando a certa distancia delle começa a formar huma cavidade, á maneira de hum funil, com a ponta dirigida para o orificio. A fallar em rigor, esta cavidade deve existir desde o principio; porque havendo de ser substituido o fluido que sahe, por outro consecutivamente, e não podendo isso fazer-se em hum instante, he manifesto que as particulas adjacentes devem ter huma tendencia continua para o lugar que se desocupa, semelhante á que tem os corpos situados em hum plano inclinado. Mas em quanto o fluido tem huma altura consideravel, a maior pressão faz que seja mais prompto o movimento das particulas, e que a cavidade não seja por conseguinte sensivel, senão quando a superficie chega perto do fundo. Tambem concorre para isso a columna vertical do ar que corresponde ao orificio, a qual não he perfeitamente equilibrada pela pressão contraria da columna applicada da parte inferior ao mesmo orificio, porque esta sendo repellida pelo movimento da agua, que sahe por elle, gasta nisso huma parte da sua acção.

343 Não se póde dizer em geral a altura, em que a cavidade começa a apparecer, sobre hum orificio horizontal. Isso depende de muitas circumstancias phycas, que não são as mesmas em todos os casos. Se a agua não estiver em quietação, mas tiver algum movimento de oscillação, ou turbinação, logo desde o principio começará a formar-se a cavidade; e se estiver em quietação, a superficie será sensivelmente plana até chegar perto do fundo. Nos orificios laterais desce a superficie sem alteração sensível até a borda superior delles; e então forma-se huma cavidade ao comprido na direcção do orificio, e com huma pequena inclinação para a parte delle.

344 Como a formação da cavidade produz alguma irregularidade, e incerteza no fim do defaguamento, para verificarmos a theorica deste Capitulo observámos os tempos, que gastava a superficie da agua em descer huma altura dada, antes de se effectuar a cavidade. Para isso nos servimos de hum vaso parallelepipedo rectangular situado verticalmente de 12 pés de altura, sendo a base hum quadrado de tres pés por cada lado interior; e os orificios eraõ horizontais, abertos em huma chapa de cobre de meia linha de grossura.

Sendo pois sempre a altura primitiva do fluido acima do orificio de 11 pés, e 3 pollegadas, achámos

I. Que sahindo a agua por hum orificio circular de huma pollegada de diametro, a superficie della se abaixava 4 pés em  $7' 25''$ , 5.

II. E que sahindo pelo mesmo orificio se abaixava a superficie da agua 9 pés em  $20' 24''$ , 5.

III. Que sahindo a agua por outro orificio circular de 2 pollegadas de diametro, descia a superficie 4 pés em  $1' 52''$ .

IV. E que sahindo pelo mesmo orificio, a superficie da agua descia 9 pés em  $5' 6''$ .

345 Calculando estas experiencias pela formula  $t =$

$$\frac{x}{K\sqrt{a}} \left( \sqrt{b} - \sqrt{b-x} \right), \text{ que compete a este caso (n.}$$

313, ), e havendo respeito á contracção da veia, acharemos na primeira experiencia  $t = 7' 22''$ , 4, na segunda  $t = 20' 16''$ , na terceira  $t = 1' 50''$ , 6, e na quarta  $t = 5' 4''$ . Estes tempos são sensivelmente iguais aos observa-

serva-