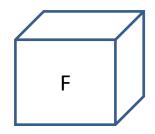
MTIG008 – FÍSICA FLUIDOS Prof. Paulo Yoshio Kubota,

pkubota@gmail.com

ESTÁTICA E CINEMÁTICA DOS FLUIDOS

Um fluido deforma-se continuamente quando uma tensão de cisalhamento tangencial de qualquer magnitude lhe é aplicada

A ausência de movimento relativo (e de deformação angular) implica na ausência de tensões de cisalhantes.



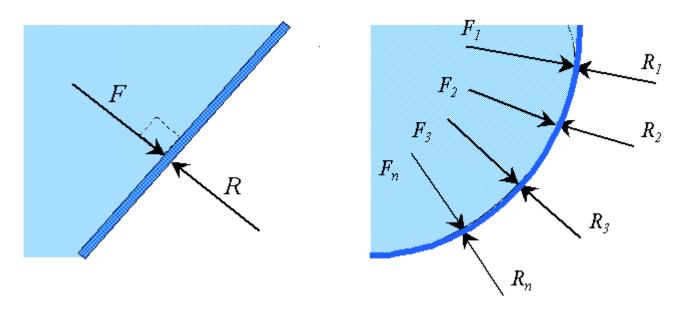
ESTÁTICA E CINEMÁTICA DOS FLUIDOS

Portanto, os fluidos tanto em **repouso** quanto em movimento de corpo rígido são capazes de suportar apenas **tensões normais**. Nesse caso, aplicam-se os princípios da **hidrostática** para o tratamento do problema.

Num fluido estático e homogêneo, uma partícula retém a sua identidade por todo o tempo e o elemento de fluido não se deforma.

FLUÍDOS ESTÁTICOS

- Nos fluidos estáticos não pode agir nenhuma força de cisalhamento.
- Qualquer força entre o fluido e a fronteira deve agir normal (perpendicular) em relação à fronteira



Esta declaração é também verdadeira para superfícies curvas

- Para um elemento de fluido em repouso o elemento estará em equilíbrio se a soma dos componentes das forças em <u>qualquer direção for zero</u>.
- A soma dos momentos das forças no elemento sobre qualquer ponto também deve ser zero.

FLUÍDOS ESTÁTICOS

Pressão

Como mencionado um fluido exerce uma força normal em qualquer fronteira que esteja em contato.

Como esses limites <u>podem ser grandes</u> e a força pode ser diferente de um lugar a outro é conveniente trabalhar em termos de pressão, P, que é a força por unidade área.

Se a **força exercida** em cada **área unitária** é a **mesma**, a **pressão** é dita **uniforme**.

Pressão =
$$\frac{\text{Força}}{\text{Área sobre a qual se aplica a força}}$$
$$p = \frac{F}{A}$$

Unidades: Newton por metros quadrado $N m^{-2}$, $kgm^{-1} s^{-2}$. Dimensões: $ML^{-1} T^{-2}$.

ESTÁTICA E CINEMÁTICA DOS FLUIDOS

Introdução ao fluido estático

- Fluido em repouso:
- Sem tensões de cisalhamento
- Apenas das forças normais devido à pressão
- Forças normais são importantes:
- Queda de barragens de concreto
- Estouro de vasos de pressão
- Quebra de comportas em canais

ESTÁTICA E CINEMÁTICA DOS FLUIDOS

Introdução à estática dos fluidos

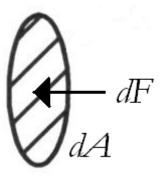
- para o design: calcula a magnitude e a localização do forças normais
- Desenvolvimento de instrumentos que medem a pressão
- Desenvolvimento de sistemas que transferem pressão, por exemplo,
- Freio de automóveis
- Guindaste

ESTÁTICA E CINEMÁTICA DOS FLUIDOS

Introdução à estática dos fluidos

- Média de intensidade da pressão p = força por unidade de área
- Vamos:
- F = força de pressão total normal numa área finita A
- dF = força normal em uma área infinitesimal dA
- A pressão local sobre a área infinitesimal é

$$P = \frac{dF}{dA}$$



SE A Pressão é Uniforme, p = F/A

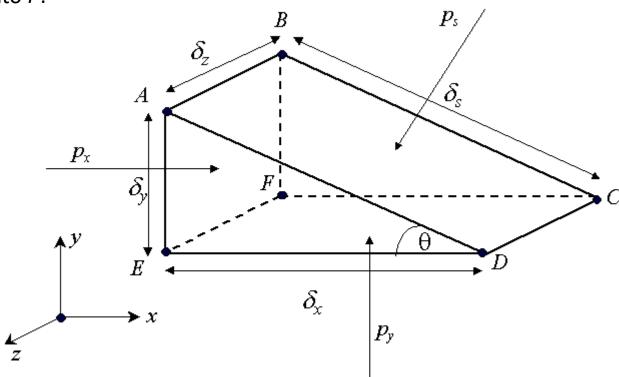
SI units: Pa (=N/m2), kPa (=kN/m2)

Lei Pascal da Pressão agindo num Ponto

Demonstração de que a <u>pressão</u> atua igualmente em todas as direções.)

Considerando um pequeno elemento de fluido na forma de um prisma triangular que

contém um ponto P.



podemos estabelecer um relacionamento entre as três pressões Px na direção do x, Py na direção y e Ps na direção normal.

Lei Pascal da Pressão agindo num Ponto

Como o fluido encontra-se em repouso sabemos que não há forças de cisalhamento e que toda força está agindo *normal em relação a superfície*. Desta forma:

Ps age perpendicular em relação à superfície ABCD Px age perpendicular em relação à superfície ABFE Py age perpendicular em relação à superfície FECD

Para uma análise de forças no plano x-y consideramos x como positivo para direita (\rightarrow +) e y positivo para cima (\uparrow +) . Em termos de forças a pressão Ps pode ser expressa como:

$$F_S = P_S A_{ABCD} = P_S \delta S \delta Z$$

As componentes x e y são dadas por

$$F_{SX} = F_S \sin\theta \ e \ F_{Sy} = F_S \cos\theta$$

Lei Pascal da Pressão agindo num Ponto

A pressão Px somente contribui com uma força na direção-x dada por

$$F_{x} = P_{x}A_{ABFE} = P_{x}\delta z\delta y$$

A pressão Py somente contribui com uma força na direção-y

$$F_{y} = P_{y} A_{FECD} = P_{y} \delta x \delta y$$

Considerando o peso do fluido atuando para baixo na direção do *eixo-y*,

$$W = -mg$$

$$W = -\rho \forall g$$

$$W = -\rho g \times \frac{1}{2} \delta x \delta y \delta z$$

Lei Pascal da Pressão agindo num Ponto

Sabemos que para que um elemento de fluido esteja em equilíbrio a <u>soma</u> dos componentes das forças em qualquer direção deve <u>ser igual a zero</u>.

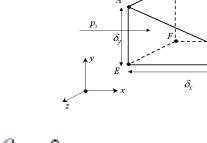
Analisando as forças na direção do eixo-x:.

$$\left[\sum F_x = 0\right]$$

$$F_{x} + F_{sx} = 0$$

$$p_{x} \delta z \delta y | -F_{s} \sin \theta = 0$$

$$p_{x} \delta z \delta y - (p_{s} \delta s \delta z) \sin \theta = 0$$



Fsx

como
$$\sin \theta = \frac{\delta y}{\delta s}$$

$$p_x \delta z \delta y - (p_z \delta s \delta z) \frac{\delta y}{\delta s} = 0$$

Desta forma como o fluido está em repouso (em equilíbrio)

$$P_{x}=P_{s}$$

Lei Pascal da Pressão agindo num Ponto

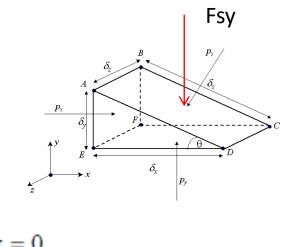
Analisando as forças na direção do eixo-y:

$$\left[\sum F_{y}=0\right]$$

$$F_{y} + F_{sy} + W = 0$$

$$p_{y} \delta x \delta z - F_{s} \cos \theta - \rho g V_{prisma} = 0$$

$$p_{y} \delta x \delta_{z} - (p_{s} \delta s \delta z) \cos \theta - \rho g \frac{1}{2} \delta x \delta y \delta z = 0$$



como $\cos \theta = \frac{\delta x}{\delta s}$ obtemos para o estado de equilíbrio

$$p_y \delta x \delta_z + (-p_z \delta x \delta z) + (-\rho g \frac{1}{2} \delta x \delta y \delta z) = 0$$

Como o elemento de fluido é pequeno δx , δy e δz são pequenos e desta forma o produto $\delta x \delta y \delta z$ é muito pequeno podendo ser considerado desprezível

$$P_{y} = P_{s}$$

Lei Pascal da Pressão agindo num Ponto

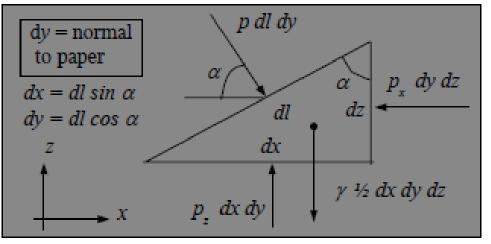
$$p_x = p_y = p_z$$

Considerando o elemento prismático, Ps é a pressão num plano qualquer com ângulo

A pressão em qualquer ponto é a mesma em todas as direções. É conhecida como **Lei de Pascal** e aplicada para fluidos em repouso.

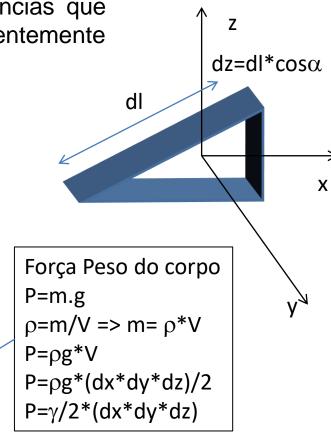
Isotropia de pressão

<u>Isotropia</u> é a propriedade que caracteriza as substâncias que possuem as mesmas propriedades físicas independentemente da direção considerada.



- Ao longo de y: As Forças de Cancelam com o outro lado
- Ao Longo de x: P dy dl cos α Px dy dz = 0 $P^*dy^*dz - Px^*dy^*dz=0$ P=Px

Along z: $Pz \, dy \, dx - P \, dy \, dl \, sin \, (\alpha) - \gamma/2 * (dx \, dy \, dz) = 0$



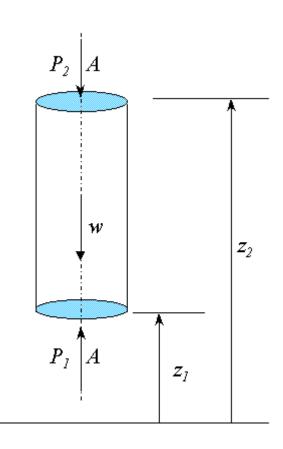
• desprezando termo de alta ordem p = py = px (isotropic)

ESTÁTICA DOS FLUIDOS

Variação da Pressão Verticalmente num Fluido com Efeito da Gravidade

Na figura podemos observar um elemento de fluido representado como uma coluna vertical com <u>área da seção</u> transversal constante, que tem a mesma massa específica.

A pressão no fundo do cilindro é p1 agindo no nível z1, e no topo p2 no nível z2. O fluido está em repouso e em equilíbrio, assim, o somatório de todas as forças na direção vertical é igual a zero.



ESTÁTICA DOS FLUIDOS

Força devido a P_1 em A (para baixo) = P_1A Força devido a P_2 em A (para baixo) = P_2A Força devido ao peso do elemento (para baixo) = $mg=\rho Vg=\rho gA(z2-z1)$

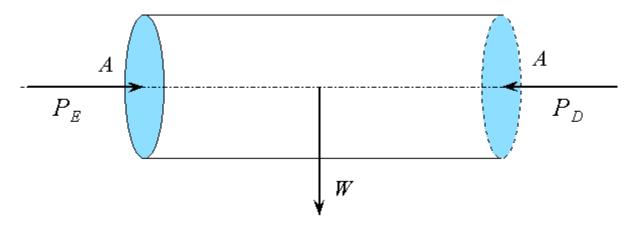
Tomando como positivo para cima (↑+), no estado de equilíbrio temos

$$p_1 A - p_2 A - \rho g A (z_2 - z_1) = 0$$
$$p_2 - p_1 = -\rho g (z_2 - z_1)$$

Em um fluido sob a ação da gravidade a pressão aumenta com o aumento da altura $z = (z^2 - z^1)$

Igualdade de Pressão num Fluido Estático.

Considere o elemento cilíndrico horizontal de fluido da figura abaixo, com uma área transversal (A) constante, com massa específica ρ , pressão P1 na esquerda e pressão P2 na direita.



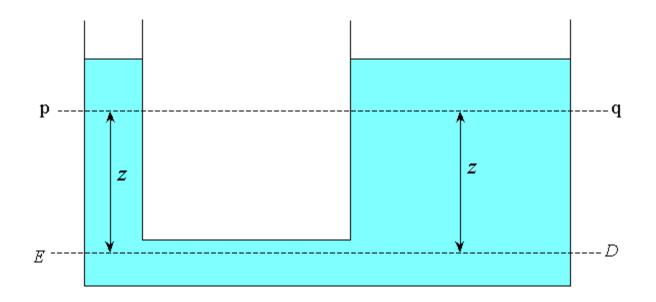
Como o fluido está em equilíbrio o somatório das forças agindo na direção-x é igual a zero.

$$p_E A = p_D A$$

 $p_E = p_D$ A pressão na direção horizontal é constante.

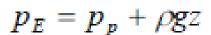
ESTÁTICA DOS FLUIDOS

Este resultado é o mesmo para qualquer fluido contínuo

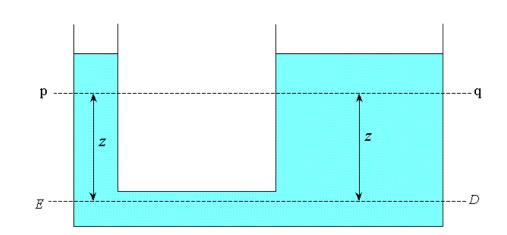


Mostramos acima que $P_E = P_D$ e da equação para uma mudança de pressão vertical temos que

ESTÁTICA DOS FLUIDOS



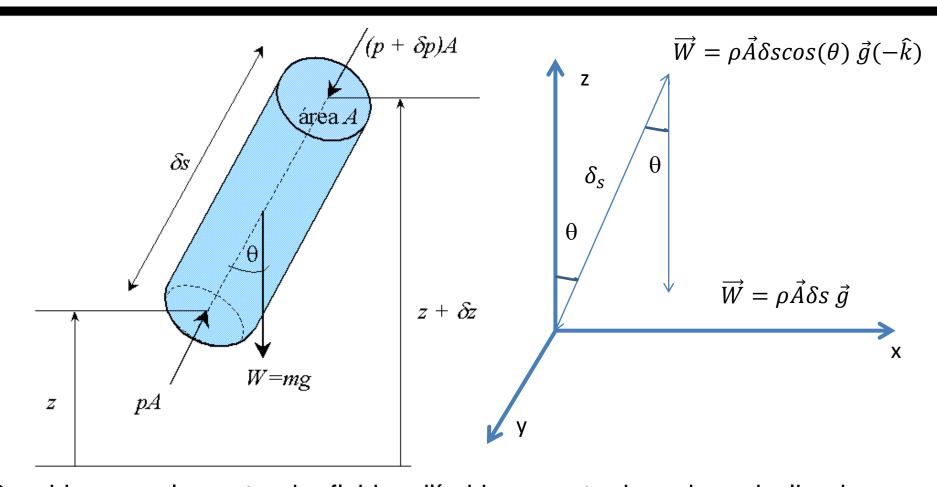
$$p_D = p_q + \rho gz$$



$$p_p + \rho gz = p_q + \rho gz$$
$$p_p = p_q$$

Equação Geral Para Variação de Pressão num Fluido Estático

Equação Geral Para Variação de Pressão num Fluido Estático



Considere o elemento de fluido cilíndrico mostrado acima, inclinada com ângulo θ em relação à vertical, de comprimento δs , seção A e massa específica constante ρ . A pressão inferior P está agindo na altura z e no topo, na altura z + δz , atua a pressão P + δP .

ESTÁTICA DOS FLUIDOS

As forças agindo no elemento são:

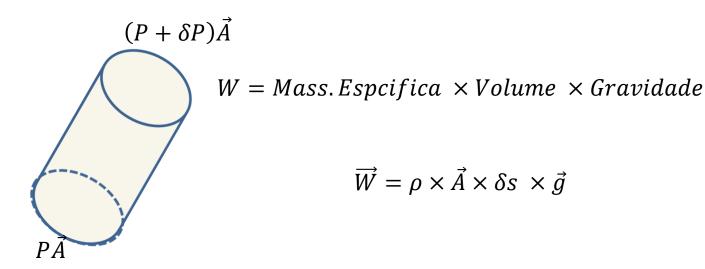
☐ Força agindo inclinada na face (inferior) z

 \vec{PA}

 \Box Força agindo inclinada na face (superior) $z + \delta z$

$$(P + \delta P)\vec{A}$$

☐ Peso do elemento agindo verticalmente para baixo =mg



ESTÁTICA DOS FLUIDOS

Há também **forças** agindo nos **contornos do fluido**, atuando **normais** em todos os lados do elemento.

Pelo equilíbrio do elemento a <u>resultante das forças</u> em qualquer direção é zero.

Resolvendo as forças na direção ao longo o eixo central:

$$pA - (p + \delta p)A - \rho gA \delta s \cos \theta = 0$$
$$\delta p = -\rho g \delta s \cos \theta$$
$$\frac{\delta p}{\delta s} = -\rho g \cos \theta$$

 $(p + \delta p)A$ area A $z + \delta z$ pA

ou na forma diferencial:

$$\frac{dP}{ds} = -\rho g \cos \theta$$

 $/(p + \delta p)A$

ESTÁTICA DOS FLUIDOS

Em um Fluido Estático

se = 90° ($\cos 90=0$) então s representa a direção x ou y (horizontal), e desta forma:

$$\left(\frac{dP}{ds}\right)_{\theta=90} = \frac{dP}{dx} = \frac{dP}{dy} = -\rho g \cos 90 = 0$$

Confirmando que o **gradiente de pressão** em qualquer **plano horizontal** é **zero**

Ou de outro modo que a pressão em qualquer ponto de um plano horizontal é a mesma.

ESTÁTICA DOS FLUIDOS

Em um Fluido Estático

Na vertical s representa a *direção-z* (vertical) quando θ = 0 (*cos0*=1)

$$\left(\frac{dP}{ds}\right)_{\theta=0} = \frac{dP}{dz} = -\rho g$$

A relação que representa a variação de pressão em <u>fluidos estáticos</u> compressíveis ou incompressíveis é definida como:

$$\frac{dP}{dz} = -\rho g$$

ESTÁTICA DOS FLUIDOS

Sua determinação dependerá da integração.

Para fluidos <u>incompressíveis</u> a massa especifica é constante e a integração somente dependente da altura z.

Para fluidos <u>compressíveis</u> a massa específica <u>depende</u> da pressão e da temperatura (p,T).

$$\int_{P1}^{P2} \frac{dP}{dz} dz = \int_{z1}^{z2} -\rho g dz$$

ESTÁTICA DOS FLUIDOS

Para fluidos incompressíveis

$$\int_{P1}^{P2} \frac{dP}{dz} dz = -\rho g \int_{z1}^{z2} dz$$

$$\int_{P1}^{P2} dP = -\rho g \int_{z1}^{z2} dz$$

$$P2-P1 = -\rho g (z2 - z1)$$

ESTÁTICA DOS FLUIDOS

Para fluidos compressíveis

Os <u>gases</u> são fluidos <u>compressíveis</u> já que <u>apresentam</u> uma <u>variação</u> significativa da massa específica em função da <u>pressão</u> e <u>temperatura</u>.

Efeito da Variação da Pressão com a Altura

Quando a variação da altura é da ordem de milhares de metros devemos considerar a variação da massa específica nos cálculos da variação de pressão. No caso de um gás perfeito é válida a equação:

$$P = \rho RT$$

$$\rho = \frac{P}{RT}$$

P é a pressão absoluta (*Pa*), ρ é a massa específica (kg/m3),

R a constante do gás.

Para o ar

R=287 J/kg.K e

T é a temperatura absoluta (K)

ESTÁTICA DOS FLUIDOS

Considerando a Eq. de estática dos fluidos:

$$\frac{dP}{dz} = -\rho g$$

$$\rho = \frac{P}{RT}$$

$$\frac{dP}{dz} = -g\frac{P}{RT}$$

Separando as variáveis:

$$\frac{1}{P}\frac{dP}{dz} = -g\frac{1}{RT}$$

podemos integrar considerando *g* e R como constantes no intervalo de integração:

ESTÁTICA DOS FLUIDOS

intervalo de integração:

$$\int_{P1}^{P2} \frac{1}{P} \frac{dP}{dz} dz = -\frac{g}{R} \int_{z1}^{z2} \frac{dz}{T}$$

$$\int_{P1}^{P2} \frac{dP}{P} = -\frac{g}{R} \int_{z1}^{z2} \frac{dz}{T}$$

Admitindo que a temperatura (7) é constante e igual a 70 no intervalo de integração de z1 a z2

$$Ln(P2) - Ln(P1) = -\frac{g}{RTo}(z2 - z1)$$

$$Ln\left(\frac{P2}{P1}\right) = -\frac{g}{RTo}(z2 - z1)$$

ESTÁTICA DOS FLUIDOS

$$e^{Ln\left(\frac{P2}{P1}\right)} = e^{-\frac{g}{RTo}(z^2-z^1)}$$

Explicitando a pressão final:

$$\frac{P2}{P1} = e^{-\frac{g}{RTo}(z^2-z^1)}$$

ESTÁTICA DOS FLUIDOS

Exemplo:

O prédio <u>Empire State Building</u> de Nova York é uma das construções mais altas do mundo com uma **altura** de 381m. Determine a relação de pressão entre o topo e a base do edifício. Considere uma **temperatura uniforme** e igual a 15°C. Compare este resultado com o que é obtido considerando o ar como <u>incompressível</u> e com <u>peso especifico igual a</u> 12,01 N/m3. Obs. Considere a pressão atmosférica padrão (101,33kPa).

Solução:

Fluido compressível

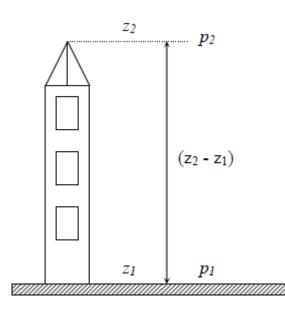
$$\frac{P2}{P1} = e^{-\frac{g}{RTo}(z^2-z^1)}$$

Fluido Incompressível

$$P2 - P1 = -\rho g(z2 - z1)$$

$$\frac{P2-P1}{P1}=-\rho g\frac{(z2-z1)}{P1}$$

$$\frac{P2}{P1}=1-\rho g\frac{(z2-z1)}{P1}$$



ESTÁTICA DOS FLUIDOS

Fluido compressível

$$\frac{p_2}{p_1} = \exp\left\{-\frac{g}{RT_0}(z_2 - z_1)\right\}$$

com $(z_2-z_1) = 381\text{m}$; $g=9.81 \text{ m/s}^2$; R=287 J/kg.K

$$\frac{p_2}{p_1} = \exp\left\{-\frac{9,81}{287x288}381\right\}$$

$$\frac{p_2}{p_2} \cong 0,956$$

Fluido Incompressível

 $p_2 - p_1 = -\rho g(z_2 - z_1)$, dividindo por p_1

$$\frac{p_2}{p_1} = 1 - \frac{\rho g(z_2 - z_1)}{p_1}$$

$$\frac{p_2}{p_1} = 1 - \frac{(12,01)(381)}{101,33x1000} = 0,955$$

- Observa-se que a diferença entre os dois resultados é muito pequena.
- Observa-se que a variação da pressão é muito pequena (da ordem de 5%), justificando-se que <u>não</u> seria <u>necessário</u> considerar a compressibilidade do ar.

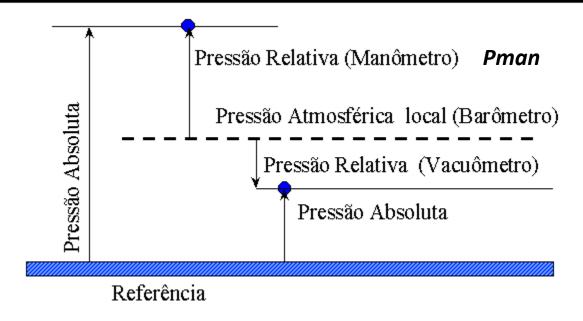
ESTÁTICA DOS FLUIDOS

Medidas de Pressão

Pressão Atmosférica – patm

- A magnitude da pressão atmosférica varia com a altitude e as condições climatológicas do lugar. É medida em relação ao vácuo perfeito por barômetros sendo registrada nas estações meteorológicas.
- A pressão atmosférica apresenta uma <u>diminuição com a</u> <u>altitude</u> de aproximadamente 85mm de mercúrio por cada 1000m de altitude.
- 3. A pressão atmosférica próxima da <u>superfície terrestre</u> varia normalmente na faixa de <u>95 kPa a 105 kPa</u>. Ao <u>nível do</u> mar a *pressão atmosférica padrão* é de <u>101,33kPa</u>.
- Equivalências de pressão atmosférica: 101,33kPa 1 atm 760mmHg 10,36mH20

ESTÁTICA DOS FLUIDOS



Pressão Relativa (gauge) - Pman

$$p_{man} = \rho g h$$

Pressão Absoluta - Pabs

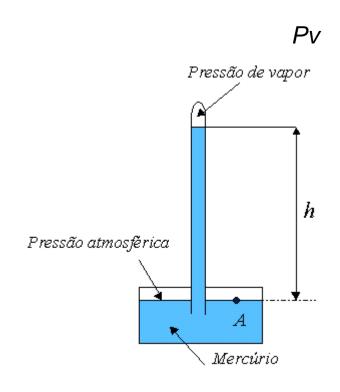
$$p_{\rm abs} = P_{\rm man} + p_{\rm atm}$$
 Pressão
Absoluta = Pressão
Relativa + Pressão
Atmosférica

• Obs: A *pressão atmosférica* (*Patm*) por definição é uma *pressão absoluta* já que é medida em relação ao vácuo perfeito.

ESTÁTICA DOS FLUIDOS

Barômetros

como *Pv* é muito pequeno na temperatura ambiente, considera-se desprezível e desta forma determina-se a pressão atmosférica diretamente em função da coluna de mercúrio.

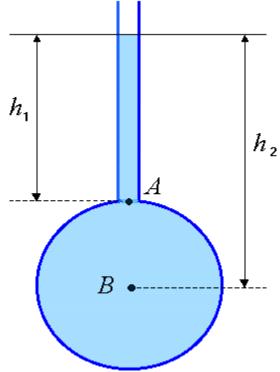


$$p_{atm} = p_v + \rho_{mer} gh$$

$$p_{atm} = \rho_{mer} gh$$

ESTÁTICA DOS FLUIDOS

Manômetros



Pressão em A = pressão da coluna de líquido acima de A $p_A = \rho g h_1$

Pressão em B = pressão da coluna de líquido acima de B $p_B = \rho g h_2$

Este método é utilizado para líquidos e unicamente quando a altura líquida pode ser medida.

ESTÁTICA DOS FLUIDOS

Pressão em B = Pressão em C

$$PB = PC$$

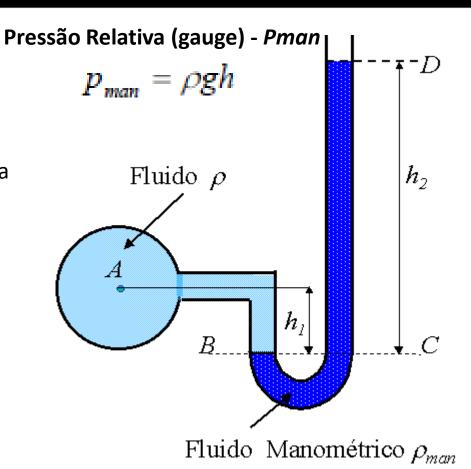
Pressão em B Pressão em A + Pressão da altura h1 de fluido que deve ser medido

$$PB = PA + \rho gh1$$

Pressão em C = Pressão em D + Pressão da altura h2 do fluido manométrico

$$PC = PD + \rho_{man}gh2$$

$$PC = Patm + \rho_{man}gh2$$



Como estamos medindo <u>pressão relativa</u> podemos subtrair Patm dando

$$PB = PC$$

$$PA = \rho_{man}gh2 - \rho gh1$$

Campo de Forças Agindo no Volume de Controle

No volume de controle podem agir forças de superfície e forças de campo.

Forças de Superfície

As forças de superfície (\vec{F}_s) agem nas superfícies do volume de controle devido à pressão (\vec{F}_{sp}) e às tensões de cisalhamento $(\vec{F}_{s\tau})$.

$$\vec{F}_{Sp} = \int_A P d\vec{A}$$
 $\vec{F}_{S\tau} = \int_A \tau d\vec{A}$

Campo de Forças Agindo no Volume de Controle

As forças de campo (\vec{F}_b) são forças que atuam sem contato físico e distribuídas sobre o volume de controle, tais como forças de campo gravitacional e forças de campo eletromagnético. No caso de sistemas fluido mecânicos considera-se como forças de campo a força de campo gravitacional.

Se denominamos \overrightarrow{B} as forças de campo por unidade de massa, então a força de campo é dada por:

$$ec{F}_b = \int_A ec{B} dm$$
 $ec{F}_w = m ec{g}$

Onde $dm = \rho d \forall$. Quando a força de gravidade é a única força de campo é definida por unidade de *massa* como $\vec{B} = \vec{g}$. Quando \vec{B} é considerara por unidade de *volume* $\vec{B} = \rho \vec{g}$. A força de campo é definida como:

$$\vec{F}_b = \int_A \vec{B} d \forall$$

As componentes da força de campo na direção *x,y,z* são dadas como:

$$dF_{Bx} = B_{mx}dm = B_x \rho d \forall = g_x \rho d \forall$$

$$dF_{By} = B_{my}dm = B_y \rho d \forall = g_y \rho d \forall$$
 Forças de Campo Gravitacional
$$dF_{Bz} = B_{mz}dm = B_z \rho d \forall = g_z \rho d \forall$$

A força total agindo no volume de controle é:

$$\vec{F} = F_x \hat{i} + F_y \hat{j} + F_z \hat{k}$$

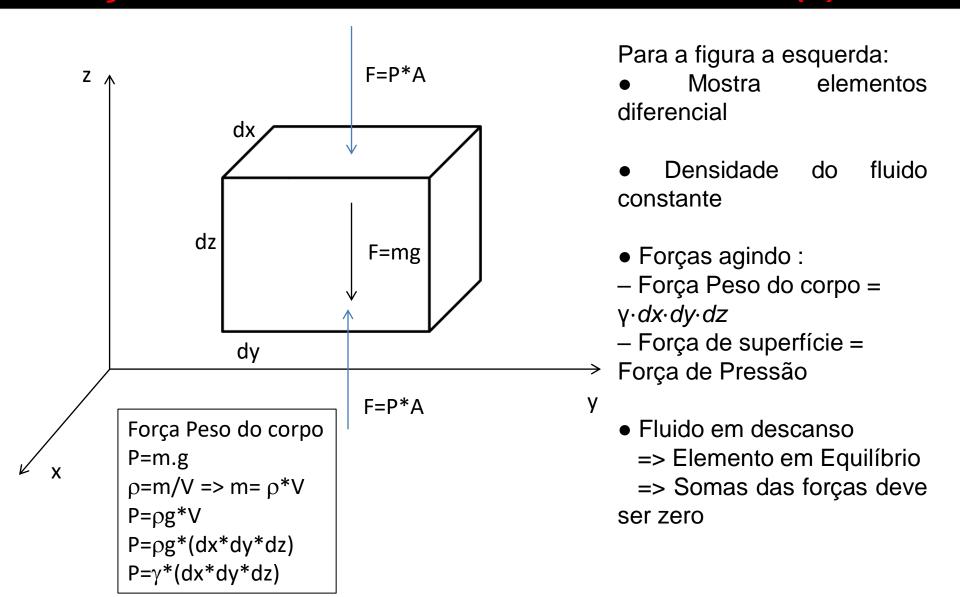
cujas componentes são dadas por:

$$F_{x} = F_{sx} + F_{Bx}$$

$$F_{y} = F_{sy} + F_{By}$$

$$F_{z} = F_{sz} + F_{Bz}$$

Variação da Pressão em um Fluído Estático (1)

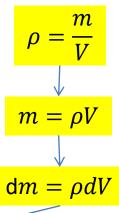


Força peso do Corpo

Forças de Campo

A única força de campo que deve ser considerada é a gravidade.

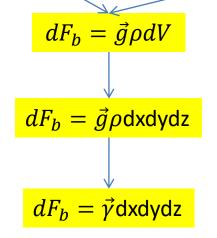
$$dF_B = \vec{g}dm$$



$$F_b = mg$$

$$\downarrow$$

$$dF_b = dm\vec{g}$$



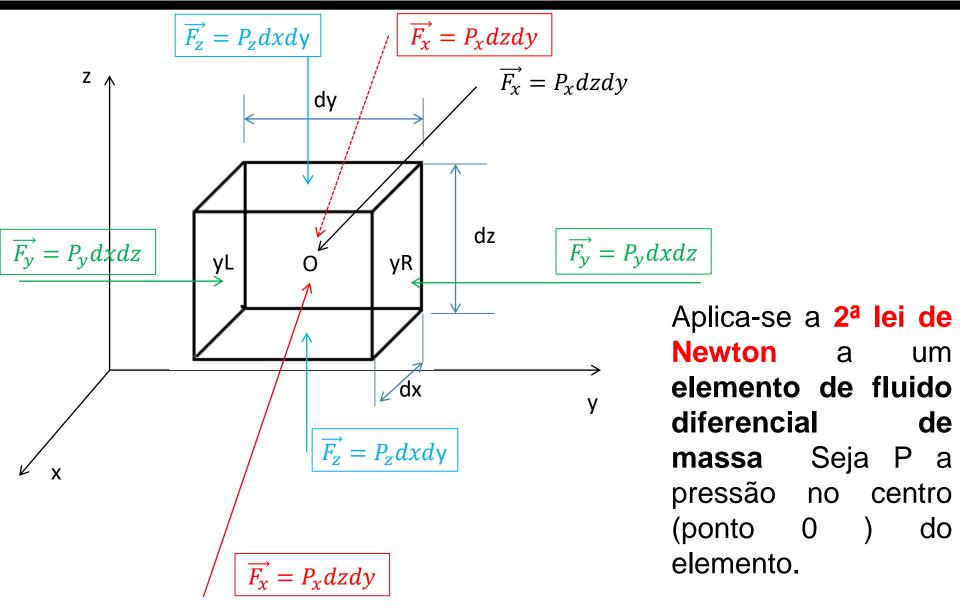
sendo que \vec{g} é vetor gravidade local, ρ é a massa especifica e dV é o volume do elemento dV = dx dy dz,

ESTÁTICA DOS FLUIDOS

- Em um fluido estático, <u>nenhuma tensão de</u> <u>cisalhamento pode estar presente</u>.
- ➤ A única força de superfície é a pressão.
- A pressão é um <u>campo escalar</u> expressa como p=p(x,y,z), ou seja, a <u>pressão varia com a</u> <u>posição dentro do fluido</u>.

A força liquida de P resultante dessa variação pode ser avaliada somando-se todas as forças que atuam nas seis faces do elemento fluido.

Força de Superfície



Polinômio de Taylor de Ordem n

Definição - Polinômio de Taylor de Ordem n

Seja f uma função com derivadas de ordem k para k = 1, 2, ..., N em algum intervalo contendo a como um ponto interior. Então, para algum inteiro n de 0 a N, o **polinômio de Taylor de ordem n** gerado por f em x = a é o polinômio

$$Pn(x) = f(a) + \frac{f'(a)}{1!}(x - a)\frac{f''(a)}{2!}(x - a)^2 + \dots + \frac{f^k(a)}{k!}(x - a)^k$$

$$Pn(x) = f(a) + \frac{1}{1!} \frac{df(a)}{dx} (x - a) + \frac{1}{2!} \frac{d^2 f(a)}{d^2 x} (x - a)^2 + \dots + \frac{1}{k!} \frac{d^k f(a)}{d^k x} (x - a)^k$$

$$f(x) = P(x)$$

$$Pn(y) = P(y) + \frac{dP(y)}{dy}(yL - y) + \frac{1}{2!}\frac{d^2P(y)}{d^2y}(yL - y)^2 + \dots + \frac{1}{k!}\frac{d^kP(y)}{d^ky}(yL - y)^k$$

$$Pn(x) = P(y) + \frac{dP(y)}{dy}(yR - y) + \frac{1}{2!}\frac{d^2P(y)}{d^2y}(yR - y)^2 + \dots + \frac{1}{k!}\frac{d^kP(y)}{d^ky}(yR - y)^k$$

Força de Superfície

Seja p a pressão no centro (ponto 0) do elemento. Para determinar a pressão em cada uma das seis faces do elemento, utilizamos um desenvolvimento em serie de Taylor da pressão em torno do ponto 0

Força de Superfície

$$PL(y) = P(y) + \frac{dP(y)}{dy} \left(-\frac{dy}{2}\right) + \cdots$$

$$PL(y) = P(y) - \frac{dP(y)}{dy} \left(\frac{dy}{2}\right) + \cdots$$

$$PL(x) = P(x) - \frac{dP(x)}{dx} \left(\frac{dx}{2}\right) + \cdots$$

$$Pb(z) = P(z) - \frac{dP(z)}{dz} \left(\frac{dz}{2}\right) + \cdots$$

Sendo que os termos de ordem superiores são omitidos porque tem magnitude desprezível na da série de Taylor.

$$PR(y) = P(y) + \frac{dP(y)}{dy} \left(\frac{dy}{2}\right) + \cdots$$

$$PR(x) = P(x) + \frac{dP(x)}{dy} \left(\frac{dx}{2}\right) + \cdots$$

$$Pt(z) = P(z) + \frac{dP(z)}{dy} \left(\frac{dz}{2}\right) + \cdots$$

Força de Superfície

A força de pressão atua contra a face, sendo que a pressão positiva corresponde a uma tensão normal de compressão.

Similarmente, as forças de pressão nas outras faces do elemento podem ser obtidas conforme deduções acima, de modo que combinando todas as forças, obtemos a força superficial total agindo sobre o elemento.

Força de Superfície

As forças de pressão que atuam nas duas superfícies y do elemento diferencial. Cada força de pressão é um produto de 3 termos :

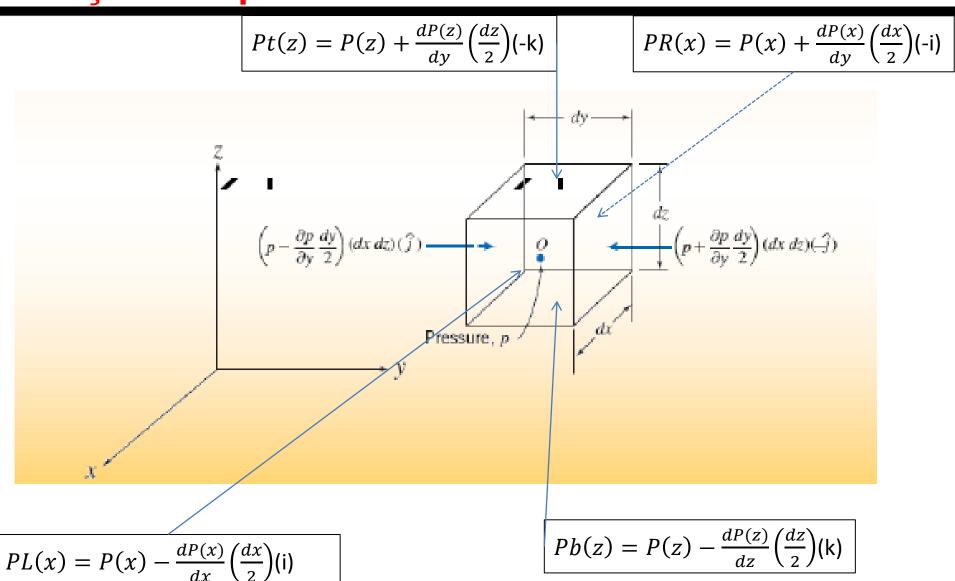
- A magnitude da pressão
- A magnitude é multiplicada pela área da face para dar a magnitude da força de pressão
- □ Vetor unitário indicando o sentido

$$PL(x) = P(x) - \frac{dP(x)}{dx} \left(\frac{dx}{2}\right)$$
 (i)

$$PR(x) = P(x) + \frac{dP(x)}{dy} \left(\frac{dx}{2}\right)$$
 (-i)

$$PL(x) = -PR(x) = P(x) - \frac{dP(x)}{dx} \left(\frac{dx}{2}\right)(i) = -P(x) - \frac{dP(x)}{dx} \left(\frac{dx}{2}\right)(i)$$

Força de Superfície



Força de Superfície

Fazendo o Balanço de todas as forças para um fluido hidrostático as forças na superfície do cubo

$$\overrightarrow{dF_z} = \overrightarrow{F_z} \hat{k} + \overrightarrow{F_z} - \overrightarrow{k} \longrightarrow \overrightarrow{|F_z|} \hat{k} = \overrightarrow{|F_z|} - \overrightarrow{k} \longrightarrow \overrightarrow{|F_z|} \hat{k} = \overrightarrow{|F_z|} \hat{k} - \overrightarrow{|F_z|} - \overrightarrow{k} \longrightarrow -\frac{dP(z)}{dz} (dz) dy dx$$

$$\overrightarrow{dF_y} = \overrightarrow{F_y} \hat{j} + \overrightarrow{F_y} - \overrightarrow{j} \longrightarrow |\overrightarrow{F_y} \hat{j}| = |\overrightarrow{F_y} - \overrightarrow{j}| \longrightarrow |\overrightarrow{dF_y} = \overrightarrow{F_y} \hat{j} - \overrightarrow{F_y} - \overrightarrow{j}| \longrightarrow |-\frac{dP(y)}{dy} (dy) dx dz$$

$$\overrightarrow{dF_x} = \overrightarrow{F_x} \hat{\imath} + \overrightarrow{F_x} - \overrightarrow{i} \qquad |\overrightarrow{F_x} \hat{\imath}| = |\overrightarrow{F_x} - \overrightarrow{i}| \qquad \overrightarrow{dF_x} = \overrightarrow{F_x} \hat{\imath} - \overrightarrow{F_x} - \overrightarrow{i} \qquad -\frac{dP(x)}{dy} (dx) dy dz$$

Soma de vetores

MODULO

DIREÇÃO

Força de Superfície

Fazendo o Balanço de todas as forças para um fluido hidrostático as forças na

superfície do cubo
$$\overrightarrow{dF_S} = \overrightarrow{dF_x} + \overrightarrow{dF_y} + \overrightarrow{dF_z}$$

$$d\vec{F}_{S}$$

$$= \left(P - \frac{\partial P}{\partial x} \frac{dx}{2}\right) (dydz)(i) + \left(P + \frac{\partial P}{\partial x} \frac{dx}{2}\right) (dydz)(-i)$$

$$+ \left(P - \frac{\partial P}{\partial y} \frac{dy}{2}\right) (dxdz)(j) + \left(P + \frac{\partial P}{\partial y} \frac{dy}{2}\right) (dxdz)(-j)$$

$$+ \left(P - \frac{\partial P}{\partial z} \frac{dz}{2}\right) (dxdy)(k) + \left(P + \frac{\partial P}{\partial z} \frac{dz}{2}\right) (dxdy)(-k)$$

$$P(x) + \frac{dP(x)}{dx} \left(\frac{dx}{2}\right) dydz(-i) = -P(x) - \frac{dP(x)}{dx} \left(\frac{dx}{2}\right) dydz(i)$$

$$P(y) + \frac{dP(y)}{dy}dxdz\left(\frac{dy}{2}\right)(-j) = -P(y) - \frac{dP(y)}{dy}\left(\frac{dy}{2}\right)dxdz(j)$$

$$P(z) + \frac{dP(z)}{dz}dxdy\left(\frac{dz}{2}\right)(-k) = -P(z) - \frac{dP(z)}{dz}\left(\frac{dz}{2}\right)dxdy(k)$$

Força de Superfície

$$d\overrightarrow{F_S} = d\overrightarrow{F_x} + d\overrightarrow{F_y} + d\overrightarrow{F_z}$$

$$d\vec{F}_{S}$$

$$= \left(P - \frac{\partial P}{\partial x} \frac{dx}{2}\right) (dydz)(i) + \left(P + \frac{\partial P}{\partial x} \frac{dx}{2}\right) (dydz)(-i)$$

$$+ \left(P - \frac{\partial P}{\partial y} \frac{dy}{2}\right) (dxdz)(j) + \left(P + \frac{\partial P}{\partial y} \frac{dy}{2}\right) (dxdz)(-j)$$

$$+ \left(P - \frac{\partial P}{\partial z} \frac{dz}{2}\right) (dxdy)(k) + \left(P + \frac{\partial P}{\partial z} \frac{dz}{2}\right) (dxdy)(-k)$$

$$d\vec{F}_{S}$$

$$= \left(P - \frac{\partial P}{\partial x} \frac{dx}{2}\right) (dydz)(i) + \left(-P - \frac{\partial P}{\partial x} \frac{dx}{2}\right) (dydz)(i)$$

$$+ \left(P - \frac{\partial P}{\partial y} \frac{dy}{2}\right) (dxdz)(j) + \left(-P - \frac{\partial P}{\partial y} \frac{dy}{2}\right) (dxdz)(j)$$

$$+ \left(P - \frac{\partial P}{\partial z} \frac{dz}{2}\right) (dxdy)(k) + \left(-P - \frac{\partial P}{\partial z} \frac{dz}{2}\right) (dxdy)(k)$$

Força de Superfície

$$d\vec{F}_{S}$$

$$= \left(P - \frac{\partial P}{\partial k} \frac{dx}{2}\right) (dydz)(i) + \left(-P - \frac{\partial P}{\partial k} \frac{dx}{2}\right) (dydz)(i)$$

$$+ \left(P - \frac{\partial P}{\partial y} \frac{dy}{2}\right) (dxdz)(j) + \left(-P - \frac{\partial P}{\partial y} \frac{dy}{2}\right) (dxdz)(j)$$

$$+ \left(P - \frac{\partial P}{\partial z} \frac{dz}{2}\right) (dxdy)(k) + \left(-P - \frac{\partial P}{\partial z} \frac{dz}{2}\right) (dxdy)(k)$$

$$d\vec{F}_{S} = \left(-\frac{\partial P}{\partial x} \frac{dx}{2}\right) (dydz)(i) + \left(-\frac{\partial P}{\partial y} \frac{dy}{2}\right) (dxdz)(j) + \left(-\frac{\partial P}{\partial z} \frac{dz}{2}\right) (dxdy)(k)$$

$$dF_S = -\left(\frac{\partial P}{\partial x}\hat{\imath} + \frac{\partial P}{\partial y}\hat{\jmath} + \frac{\partial P}{\partial z}\hat{k}\right) dxdydz$$

$$d\overrightarrow{F_S} = -grad \ Pdxdydz = -\nabla Pdxdydz$$

$$\frac{\overrightarrow{dF_S}}{dxdydz} = -grad P = -\nabla P$$

Força de Superfície

O termo entre parênteses é denominado gradiente de pressão e pode ser escrito como **grad p** ou $\nabla \mathbf{p}$.

$$grad P = \nabla P = \left(\frac{\partial P}{\partial x}\hat{\imath} + \frac{\partial P}{\partial y}\hat{\jmath} + \frac{\partial P}{\partial z}\hat{k}\right)$$

gradiente é um operador vetorial, ou seja, tomando-se o gradiente de um campo escalar, obtêm um campo vetorial.

$$\overrightarrow{dF_S} = -\nabla P dx dy dz$$

Fisicamente, o gradiente de pressão é o negativo da força de superfície por unidade de volume devido a pressão.

Força de Superfície

Finalmente, combinando as formulações desenvolvidas para as forças de superfície e forças de campo obtidos acima, podemos avaliar a força total atuando sobre o elemento fluido.

Força Total

$$d\vec{F} = d\overrightarrow{F_S} + d\overrightarrow{F_b}$$

$$d\overrightarrow{F_S} = -\nabla P dx dy dz$$

$$d\overrightarrow{F_b} = \vec{g} \rho$$
dxdydz

$$d\vec{F} = -\nabla P dx dy dz + \vec{g} \rho dx dy dz$$

$$d\vec{F} = (-\nabla P + \vec{g}\rho)dxdydz$$

$$d\vec{F} = (-\nabla P + \vec{g}\rho)dV$$

$$\frac{d\vec{F}}{dV} = (-\nabla P + \vec{g}\rho)$$

$$\frac{d\vec{F}}{\rho dV} = (-\frac{1}{\rho}\nabla P + \vec{g})$$

$$\rho = \frac{dm}{dV} \Rightarrow \frac{1}{\rho dV} = \frac{1}{dm}$$

Força de Superfície

$$\frac{d\vec{F}}{\rho dV} = (-\frac{1}{\rho}\nabla P + \vec{g})$$

$$\rho = \frac{dm}{dV} \Rightarrow \frac{1}{\rho dV} = \frac{1}{dm}$$

Sabe-se que para uma partícula fluida, a 2 º lei de Newton fornece $d\vec{F}=dm\vec{a}$ logo $d\vec{F}=\rho dV\vec{a}$

Para u fluído Estático $\vec{a}=0$

$$\frac{d\vec{F}}{dV} = \rho \vec{a} = 0$$

$$\frac{d\vec{F}}{d\mathbf{m}} = (-\frac{1}{\rho}\nabla P + \vec{g})$$

$$\frac{dm\vec{a}}{dm} = (-\frac{1}{\rho}\nabla P + \vec{g})$$

$$\frac{dmd\vec{V}}{dmdt} = (-\frac{1}{\rho}\nabla P + \vec{g})$$

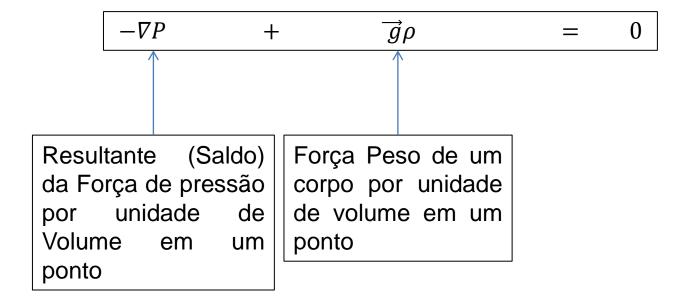
$$\frac{d\vec{V}}{dt} = (-\frac{1}{\rho}\nabla P + \vec{g})$$

$$\left(-\frac{1}{\rho}\nabla P + \vec{g}\right) = 0$$

Segunda Lei de Newton (Hidrostático (repouso))

$$\frac{d\vec{F}}{dV} = \rho \vec{a} = 0$$

$$\frac{d\vec{F}}{dV} = (-\nabla P + \vec{g}\rho) = 0$$



Relação Altura e Pressão (Hidrostática)

$$-\vec{\nabla}P + \vec{g}\rho$$

A equação vetorial acima pode ser expressa em componentes

$$-\left(\frac{\partial P}{\partial x}\hat{\imath} + \frac{\partial P}{\partial y}\hat{\jmath} + \frac{\partial P}{\partial z}\hat{k}\right) + \rho g\hat{\imath} + \rho g\hat{\jmath} + \rho g\hat{k} = 0$$

$$-\left(\frac{\partial P}{\partial x}\hat{\imath} + \frac{\partial P}{\partial y}\hat{\jmath} + \frac{\partial P}{\partial z}\hat{k}\right) + \rho g\hat{\imath} + \rho g\hat{\jmath} + \rho g\hat{k} = 0$$

$$\left(\frac{\partial P}{\partial z}\hat{k}\right) = \rho g\hat{k} \equiv -\gamma$$

Segunda Lei de Newton (Hidrostático (repouso))

As equações da variação de pressão em cada uma das 3 direções dos eixos de coordenada num fluido estático.

Para simplificar ainda mais, é lógico escolher um sistema de coordenadas no qual o vetor gravidade esteja alinhado com um dos seus eixos.

Se o sistema for escolhido com o eixo z apontando para cima na direção vertical.

Então,
$$g_x=0$$
; $g_y=0$; $g_z=-g$

$$\frac{\partial p}{\partial x} = 0$$
; $\frac{\partial p}{\partial y} = 0$; $-\frac{\partial P}{\partial z} = -\rho g...$

Segunda Lei de Newton (Hidrostático (repouso))

Como p varia somente na direção z, então podemos usar a derivada total no lugar da derivada parcial.

$$\frac{dp}{dz} = -\rho g$$

Que é chamada de **Equação da Hidrostática** (a equação fundamental da estática dos fluidos).

Segunda Lei de Newton (Hidrostático (repouso))

A equação da hidrostática está sujeita as restrições:

- 1) fluido estático;
- 2) gravidade é a única força de campo;
- 3) eixo z é vertical (p/ cima).

Segunda Lei de Newton (Hidrostático (repouso))

Para achar a <u>distribuição</u> de pressão, devemos integrar a equação da hidrostática. Para a maioria das situações práticas a variação de g é desprezível, ou seja, <u>g é contante</u> com a elevação em qualquer lugar.

Segunda Lei de Newton (Hidrostático (repouso))

Para um fluido **incompressível** (ρ=cte) considerando g também constante, temos que

$$\frac{dp}{dz} - \rho g = constante$$
Seja Z_0 um nível de referência com P_0 , então P no nível Z é obtido por:
$$\int_{p_0}^p dp = -\int_{z_0}^z \rho \ g \ dz$$

$$p - p_0 = -\rho \ g \ (z - z_0) = \rho \ g \ (z_0 - z)$$
Sendo $h = z_0 - z$
Logo $\mathbf{p} - \mathbf{p}_0 = \rho \ g \ h$

A diferença de pressão entre dois pontos num fluido estático, pode ser determinado medindo-se a diferença de elevação entre eles. Os dispositivos utilizados com esse propósito são chamados de manômetros.

VARIAÇÃO DE p E NA ATMOSFERA

Em muitos problemas, a massa específica varia com a altitude. Para tirar a dependência de \Box na equação da hidrostática, usa-se a equação de estado $P=\rho RT$, que fornece $\rho=\frac{P}{RT}$.

Na atmosfera padrão, T decresce linearmente com a altitude (até a troposfera), ou seja, T=To+mz

$$dp = -\rho g dz = -\frac{p}{RT} g dz = -\frac{pg}{R(T_0 - mz)} dz$$

Integrando-se de $z_0 = 0$ em $p = p_0$ até a altura z com pressão p, temos

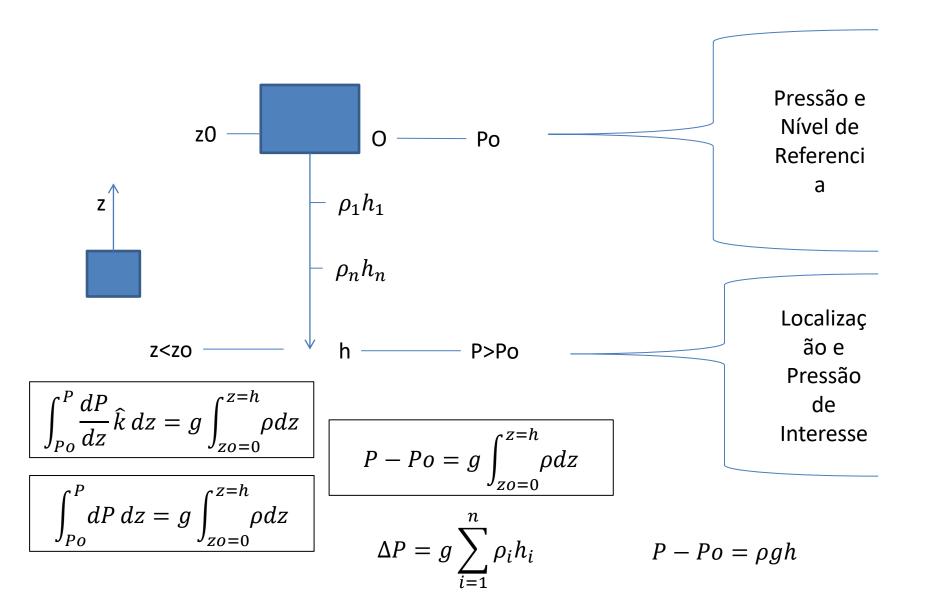
$$\int_{p_0}^{p} \frac{dp}{p} = -\int_{0}^{z} \frac{g \ dz}{R(T_0 - mz)}$$

$$\ln \frac{p}{p_0} = \frac{g}{mR} \ln \left(\frac{T_0 - mz}{T_0} \right) = \frac{g}{mR} \ln \left(1 - \frac{mz}{T_0} \right)$$

Assim a variação de pressão em um gás cuja a temperatura varia linearmente com a altitude é dada por :

$$p = p_0 \left(1 - \frac{mz}{T_0}\right)^{g/mR} = p_0 \left(\frac{T}{T_0}\right)^{g/mR}$$

Fluido Incompressível : Manômetro



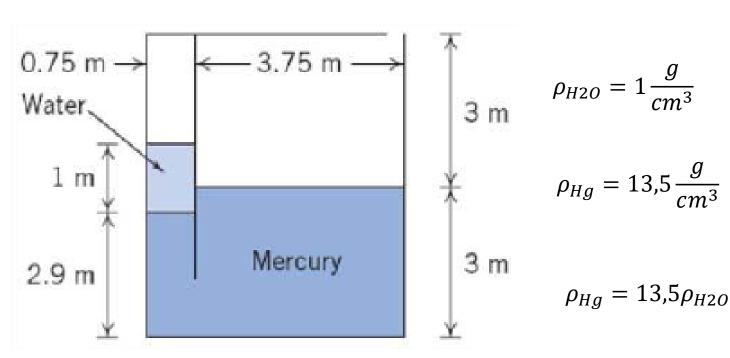
Um tanque particionado mostra o conteúdo de água e mercúrio. Qual é a pressão no manómetro do ar retido na câmara esquerda?

Dados sobre a partição do tanque

$$H1 = 3m$$

$$H2 = 2,9m$$

$$H3 = 1m$$



$$P.mamometrica = resultante(saldo) = \rho_{Hg} * g * H1 - \rho_{Hg} * g * H2 - \rho_{H2O} * g * H3$$

$$P.mamometrica = \rho_{Hg} * g * (3m - 2,9m) - \rho_{H2O} * g * 1m$$

$$P.mamometrica = 13,5\rho_{H2O} * g * (3m - 2,9m) - \rho_{H2O} * g * 1m$$

P. mamometrica =
$$\rho_{H2O} * g * (13,5 * 0,1m - 1,0m)$$

P. mamometrica =
$$1000 \frac{kg}{m^3} * 9.8 \frac{m}{s^2} * (13.5 * 0.1 m - 1.0 m)$$

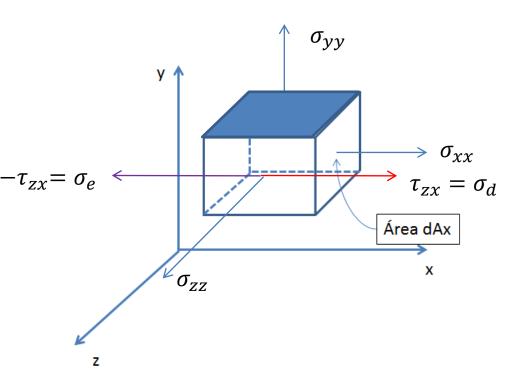
$$P. mamometrica = 3430 \frac{kg}{m^2} \frac{m}{s^2}$$

$$P. mamometrica = 3430 \frac{N}{m^2} = >3430 \text{ Pa}$$

$$P.mamometrica = 3,430 \text{ kPa}$$

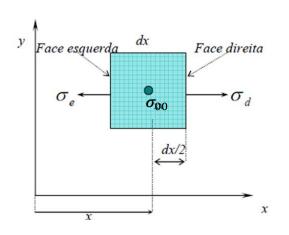
Tensões normais e tangenciais num elemento de fluido

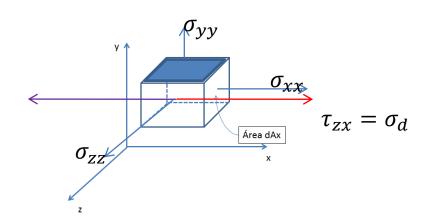
A modo de exemplificar determinaremos aqui todas as tensões que agem na direção-x. Com os mesmo procedimento podem ser avaliadas as tensões na direção-y e direção-z.



Tensões normais e tangenciais num elemento de fluido

No caso de **tensões normais** (Fig) considerando que no centro do cubo age a tensão normal σ_{00} apontando em forma positiva (+) obtemos as seguintes relações:





Na face direita

$$\sigma_d = \sigma_{xx} = \sigma_{00} + \left(\frac{\partial \sigma_{xx}}{\partial x}\right)(x - x_0)$$

$$\sigma_d = \sigma_{xx} = \sigma_{00} + \left(\frac{\partial \sigma_{xx}}{\partial x}\right) \frac{\Delta x}{2}$$

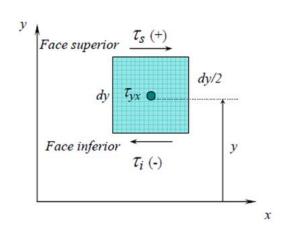
Na face esquerda

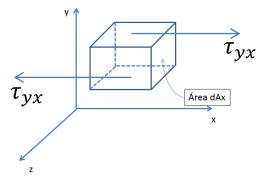
$$\sigma_e = \sigma_{xx} = \sigma_{00} + \left(\frac{\partial \sigma_{xx}}{\partial x}\right)(x - x_0)$$

$$\sigma_e = \sigma_{xx} = \sigma_{00} - \left(\frac{\partial \sigma_{xx}}{\partial x}\right) \frac{\Delta x}{2}$$

Tensões normais e tangenciais num elemento de fluido

No caso de *tensões tangenciais* considerando que no centro do cubo age a tensão de cisalhamento τ_{yx} (Fig) obtemos as seguintes relações:





Na face superior

$$\tau_S = \tau_{yx} = \sigma_{00} + \left(\frac{\partial \tau_{yx}}{\partial y}\right)(y - y_0)$$

$$\tau_{s} = \tau_{yx} = \tau_{00} + \left(\frac{\partial \tau_{yx}}{\partial y}\right) \frac{\Delta y}{2}$$

Na face inferior

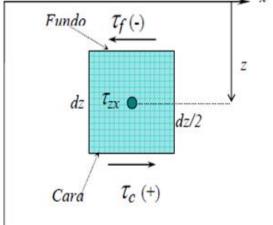
$$\tau_i = \tau_{yx} = \sigma_{00} + \left(\frac{\partial \tau_{yx}}{\partial y}\right)(y - y_0)$$

$$\tau_i = \tau_{yx} = \sigma_{00} - \left(\frac{\partial \tau_{yx}}{\partial y}\right) \frac{\Delta y}{2}$$

Tensões normais e tangenciais num elemento de fluido

Da mesma forma podemos obter para o plano x-y (Fig) as tensões de cisalhamento nas faces do cubo denominadas <u>cara</u> (<u>frente</u>) e <u>fundo do plano normal a z</u>. Considerando que no centro do cubo age a <u>tensão</u> de <u>cisalhamento</u> $\tau_{zx}(+)$, obtemos as seguintes

relações:



Na face cara

$$au_c = au_{zx} = \sigma_{00} + \left(\frac{\partial au_{zx}}{\partial z}\right)(z - z_0)$$

$$\tau_c = \tau_{zx} = \tau_{00} + \left(\frac{\partial \tau_{zx}}{\partial z}\right) \frac{\Delta z}{2}$$

Na face fundo

$$\tau_f = \tau_{zx} = \sigma_{00} + \left(\frac{\partial \tau_{zx}}{\partial z}\right)(z - z_0)$$

$$\tau_f = \tau_{zx} = \sigma_{00} - \left(\frac{\partial \tau_{zx}}{\partial z}\right) \frac{\Delta z}{2}$$

Tensões normais e tangenciais num elemento de fluido

Resumo: Tensões agindo nas fases do elemento de fluido – Direção -x

Face direita

$$\sigma_d = \sigma_{xx} = \sigma_{00} + \left(\frac{\partial \sigma_{xx}}{\partial x}\right) \frac{\Delta x}{2}$$

Face superior

$$\tau_{s} = \tau_{yx} = \tau_{00} + \left(\frac{\partial \tau_{yx}}{\partial y}\right) \frac{\Delta y}{2}$$

Face cara

$$\tau_c = \tau_{zx} = \tau_{00} + \left(\frac{\partial \tau_{zx}}{\partial z}\right) \frac{\Delta z}{2}$$

Face esquerda

$$\sigma_e = \sigma_{xx} = \sigma_{00} - \left(\frac{\partial \sigma_{xx}}{\partial x}\right) \frac{\Delta x}{2}$$

Face inferior

$$\tau_i = \tau_{yx} = \sigma_{00} - \left(\frac{\partial \tau_{yx}}{\partial y}\right) \frac{\Delta y}{2}$$

Face do Fundo

$$\tau_f = \tau_{zx} = \sigma_{00} - \left(\frac{\partial \tau_{zx}}{\partial z}\right) \frac{\Delta z}{2}$$

Da mesma forma poderíamos obter as tensões **normais** e **tangenciais** que agem no *eixo-y* e as tensões **normais** e **tangenciais** que agem no *eixo-z*

Análise das Forças Superficiais Agindo num Elemento de Fluido

Para determinar a **quantidade de movimento** na **forma diferencial** é necessário avaliar o campo de **forças** agindo num **elemento de fluido**. A seguir deduziremos as forças que agem na direção-x. O mesmo procedimento pode ser aplicado para determinar as forças que agem em y e z.

Considera-se que as tensões num elemento de fluido cujo **volume de controle é um <u>cubo diferencial</u>** com massa **dm** e volume $d\forall = dxdydz$. No centro do cubo atuam tensões no sentido positivo da direção x. Estas tensões são σ_{xx} , τ_{yx} , τ_{zx} .

As **tensões superficiais** avaliadas nas faces do **elemento diferencial** são obtidas utilizando o desenvolvimento em **serie de Taylor.**

Tensões normais e tangenciais num elemento de fluido

Resumo: Tensões agindo nas fases do elemento de fluido – Direção -x

Face direita

$$\Delta \sigma_d = \sigma_{xx} - \sigma_{00} = \left(\frac{\partial \sigma_{xx}}{\partial x}\right) \frac{\Delta x}{2}$$

Face superior

$$\Delta \tau_{s} = \tau_{yx} - \tau_{00} = \left(\frac{\partial \tau_{yx}}{\partial y}\right) \frac{\Delta y}{2}$$

Face cara

$$\Delta \tau_c = \tau_{zx} - \tau_{00} = \left(\frac{\partial \tau_{zx}}{\partial z}\right) \frac{\Delta z}{2}$$

Face esquerda

$$\Delta \sigma_e = \sigma_{xx} - \sigma_{00} = -\left(\frac{\partial \sigma_{xx}}{\partial x}\right) \frac{\Delta x}{2}$$

Face inferior

$$\Delta \tau_i = \tau_{yx} - \sigma_{00} = -\left(\frac{\partial \tau_{yx}}{\partial y}\right) \frac{\Delta y}{2}$$

Face do Fundo

$$\tau_f = \tau_{zx} - \sigma_{00} = -\left(\frac{\partial \tau_{zx}}{\partial z}\right) \frac{\Delta z}{2}$$

Tais tensões originam forças de superfície na direção-x, as quais são adicionadas considerando o sentido positivo (+) e negativo (-) de cada uma delas

$$\Delta F_{sx} = (\Delta \sigma_d - \Delta \sigma_e) + (\Delta \tau_s - \Delta \tau_i) + (\Delta \tau_c - \Delta \tau_f)$$

Tensões normais e tangenciais num elemento de fluido

$$\Delta F_{SX} = (\Delta F \sigma_d - \Delta F \sigma_e) + (\Delta F \tau_s - \Delta F \tau_i) + (\Delta F \tau_c - \Delta F \tau_f)$$

 $\tau = \sigma = \frac{F}{\Lambda}$ Utilizando as áreas das faces do cubo tais forças são representadas como

$$\Delta F_{sx} = (\Delta \sigma_d \Delta A_d - \Delta \sigma_e \Delta A_e) + (\Delta \tau_s \Delta A_s - \Delta \tau_i \Delta A_i) + (\Delta \tau_c \Delta A_c - \Delta \tau_f \Delta A_f)$$

Sabe-se que:

$$\Delta A_d = \Delta A_\rho = \Delta A_\chi$$

$$\Delta A_d = \Delta A_e = \Delta A_x$$
 $\Delta A_s = \Delta A_i = \Delta A_y$

$$\Delta A_c = \Delta A_f = \Delta A_z$$

Desta Forma:

$$\Delta F_{sx} = (\Delta \sigma_d - \Delta \sigma_e) \Delta A_x + (\Delta \tau_s - \Delta \tau_i) \Delta A_y + (\Delta \tau_c - \Delta \tau_f) \Delta A_z$$

Tensões normais e tangenciais num elemento de fluido

$$\Delta F_{SX} = (\Delta \sigma_d - \Delta \sigma_e) \Delta A_x + (\Delta \tau_S - \Delta \tau_i) \Delta A_y + (\Delta \tau_C - \Delta \tau_f) \Delta A_z$$

Analisando cada termo das tensões:

$$\Delta \sigma_d - \Delta \sigma_e = \left(\frac{\partial \sigma_{xx}}{\partial x} \frac{\Delta x}{2}\right) - \left(-\frac{\partial \sigma_{xx}}{\partial x} \frac{\Delta x}{2}\right) = \frac{\partial \sigma_{xx}}{\partial x} \Delta x$$

$$\Delta \tau_s - \Delta \tau_i = \left(\frac{\partial \tau_{yx}}{\partial y} \frac{\Delta y}{2}\right) - \left(-\frac{\partial \tau_{yx}}{\partial y} \frac{\Delta y}{2}\right) = \frac{\partial \tau_{yx}}{\partial y} \Delta y$$

$$\Delta \tau_c - \Delta \tau_f = \left(\frac{\partial \tau_{zx}}{\partial z} \frac{\Delta z}{2}\right) - \left(-\frac{\partial \tau_{zx}}{\partial z} \frac{\Delta z}{2}\right) = \frac{\partial \tau_{zx}}{\partial z} \Delta z$$

os elementos de área podem ser representados por:

$$\Delta A_{x} = \Delta x \Delta y$$

$$\Delta A_{\nu} = \Delta x \Delta z$$

$$\Delta A_z = \Delta x \Delta y$$

Tensões normais e tangenciais num elemento de fluido

Desta forma,

$$\Delta F_{SX} = (\Delta \sigma_d - \Delta \sigma_e) \Delta y \Delta z + (\Delta \tau_S - \Delta \tau_i) \Delta x \Delta z + (\Delta \tau_C - \Delta \tau_f) \Delta x \Delta y$$

Substituindo a variação das tensões:

$$\Delta F_{SX} = \left(\frac{\partial \sigma_{XX}}{\partial x} \Delta x\right) \Delta y \Delta z + \left(\frac{\partial \tau_{YX}}{\partial y} \Delta y\right) \Delta x \Delta z + \left(\frac{\partial \tau_{ZX}}{\partial z} \Delta z\right) \Delta x \Delta y$$

$$\Delta F_{SX} = \left(\frac{\partial \sigma_{XX}}{\partial x} + \frac{\partial \tau_{YX}}{\partial y} + \frac{\partial \tau_{ZX}}{\partial z}\right) \Delta x \Delta y \Delta z$$

$$\frac{\Delta F_{SX}}{\Delta x \Delta y \Delta z} = \left(\frac{\partial \sigma_{xx}}{\partial x} + \frac{\partial \tau_{yx}}{\partial y} + \frac{\partial \tau_{zx}}{\partial z}\right)$$

$$\rho = \frac{m}{\Delta x \Delta y \Delta z}$$

$$\rho = \frac{m}{\Delta x \Delta y \Delta z}$$

$$\frac{\Delta F_{SX}}{\Delta x \Delta y \Delta z} = \left(\frac{\partial \sigma_{xx}}{\partial x} + \frac{\partial \tau_{yx}}{\partial y} + \frac{\partial \tau_{zx}}{\partial z}\right)$$

$$\frac{ma}{\Delta x \Delta y \Delta z} = \left(\frac{\partial \sigma_{xx}}{\partial x} + \frac{\partial \tau_{yx}}{\partial y} + \frac{\partial \tau_{zx}}{\partial z}\right)$$

$$\rho \frac{dV}{dt} = \left(\frac{\partial \sigma_{xx}}{\partial x} + \frac{\partial \tau_{yx}}{\partial y} + \frac{\partial \tau_{zx}}{\partial z}\right)$$

Tensões normais e tangenciais num elemento de fluido

Da mesma forma podem ser obtidas as componentes das forças na direção-y e na direção-z. Assim as três componentes das forças de superfície são dadas pelas relações apresentadas a seguir.

Forças de Superfície num Elemento de Fluido

$$\rho \frac{dV}{dt} = \left(\frac{\partial \sigma_{xx}}{\partial x} + \frac{\partial \tau_{yx}}{\partial y} + \frac{\partial \tau_{zx}}{\partial z} \right)$$

$$\rho \frac{dV}{dt} = \left(\frac{\partial \tau_{xy}}{\partial x} + \frac{\partial \sigma_{yy}}{\partial y} + \frac{\partial \tau_{zy}}{\partial z}\right)$$

$$\rho \frac{dV}{dt} = \left(\frac{\partial \tau_{xz}}{\partial x} + \frac{\partial \tau_{yz}}{\partial y} + \frac{\partial \sigma_{zz}}{\partial z}\right)$$