

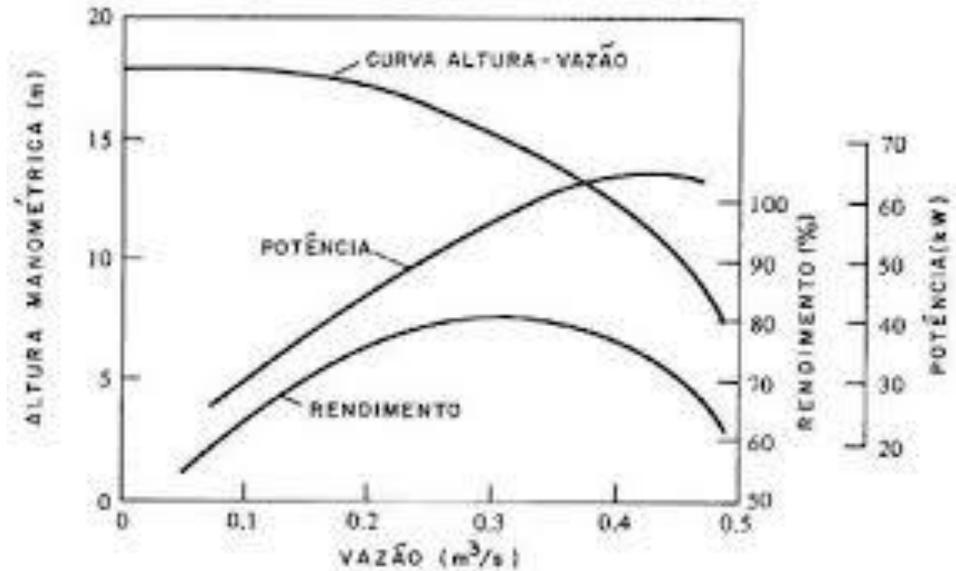
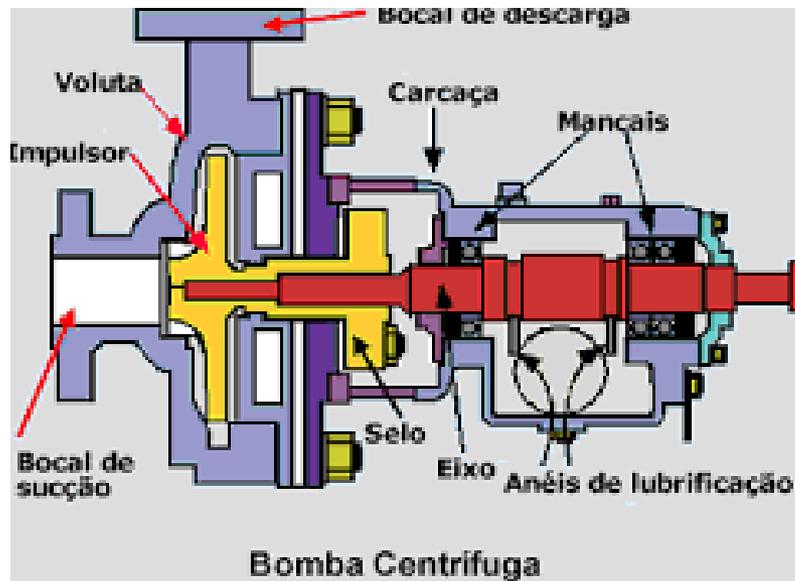
# PME 3230

## Análise Dimensional, Semelhança e Modelos Exercícios extras

Alberto Hernandez Neto

## Exercício 5

### Análise da operação de uma bomba centrífuga



## Exercício 5

Parâmetros principais:

$h$  = altura manométrica ou de carga [J/kg];

$P$  = potência consumida pela bomba [W];

$Q$  = vazão volumétrica [ $\text{m}^3/\text{s}$ ];

$\omega$  = rotação [1/s];

$D$  = diâmetro do rotor [m];

$\rho$  = massa específica [ $\text{kg}/\text{m}^3$ ];

$\mu$  = viscosidade [ $\text{N}\cdot\text{s}/\text{m}^2$ ];

$$h = g_1(Q, \rho, \omega, D, \mu)$$

$$P = g_2(Q, \rho, \omega, D, \mu)$$

## Exercício 5

Aplicando o teorema  $\Pi$  ao problema :

$$\frac{h}{\omega^2 D^2} = g_1 \left( \frac{Q}{\omega D^3}, \frac{\rho \omega D^2}{\mu} \right)$$

$$\frac{P}{\rho \omega^3 D^5} = g_2 \left( \frac{Q}{\omega D^3}, \frac{\rho \omega D^2}{\mu} \right)$$

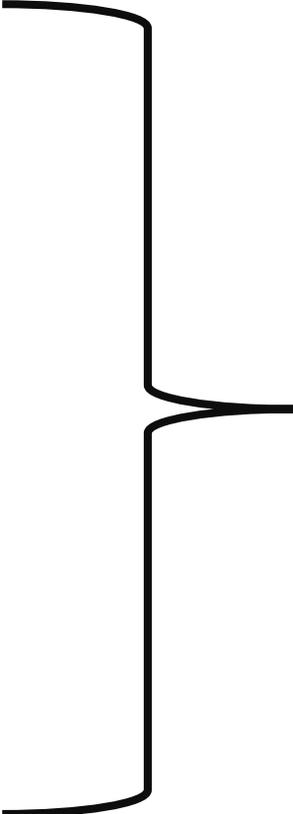
## Exercício 5

Pode-se verificar que efeitos viscoso podem ser desprezados para máquinas geometricamente semelhantes e em condições de operação semelhantes:

$$\frac{Q_1}{\omega_1 D_1^3} = \frac{Q_2}{\omega_2 D_2^3}$$

$$\frac{h_1}{\omega_1^2 D_1^2} = \frac{h_2}{\omega_2^2 D_2^2}$$

$$\frac{P_1}{\rho_1 \omega_1^3 D_1^5} = \frac{P_2}{\rho_2 \omega_2^3 D_2^5}$$



Lei das Bombas  
ou Ventiladores

## Exercício 6

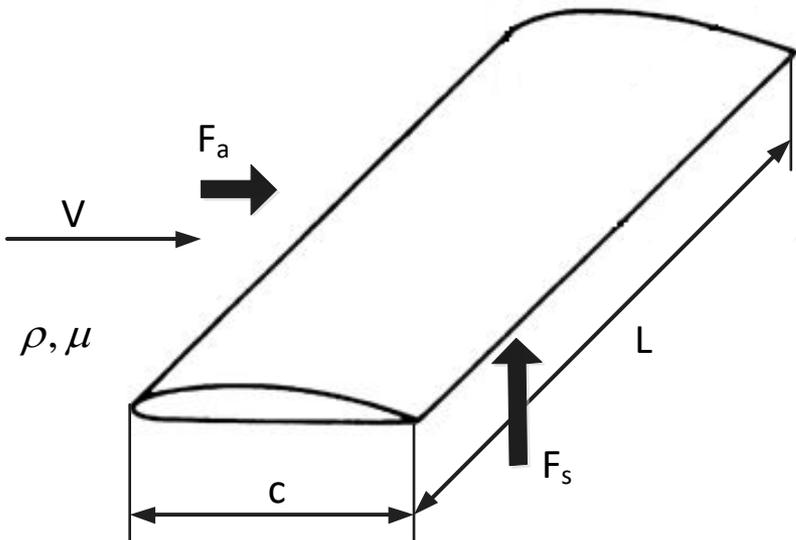
Considerando um ventilador  $D_1=200$  mm fornece  $Q_1=0,4$  m<sup>3</sup>/s;  $w_1=2500$  rpm. Qual deve ser o diâmetro do ventilador para que ele forneça uma vazão  $Q_2=2,38$  m<sup>3</sup>/s a uma rotação  $w_2=1800$  rpm

$$\frac{Q_1}{\omega_1 D_1^3} = \frac{Q_2}{\omega_2 D_2^3}$$

$$\frac{0,4}{2.500 * (0,2)^3} = \frac{2,38}{1.800 * D_2^3} \Rightarrow D_2 = 0,404m = 404mm$$

## Exercício 7

Uma asa de avião com corda igual 1,5 m e 9 m de envergadura é projetada para voar a uma velocidade de 7,5 m/s no ar. Um modelo em escala 1/10 deve ser testado em um túnel em água. Qual deve ser a velocidade no túnel necessária para termos semelhança completa? Qual é a relação entre as forças medidas no modelo e no protótipo?



$$F_a = f_1(c, V, \mu, \rho)$$

$$F_s = f_2(L, V, \rho, \mu)$$

L=envergadura

c = corda

A = área da asa = L\*c

## Exercício 7

Em condição de semelhança completa:

$$\frac{F_{a,m}}{\rho_m V_m^2 c_m^2} = \frac{F_{a,p}}{\rho_p V_p^2 c_p^2}$$

$$\text{Re}_m = \text{Re}_p \Rightarrow \frac{\rho_m V_m L_m}{\mu_m} = \frac{\rho_p V_p L_p}{\mu_p} \Rightarrow \frac{\rho_m}{\rho_p} \frac{V_m}{V_p} \frac{L_m}{L_p} \frac{\mu_p}{\mu_m} = 1 \Rightarrow \lambda_\rho \lambda_V \lambda_L \frac{1}{\lambda_\mu} = 1$$

$$\frac{F_{a,m}}{F_{a,p}} \frac{\rho_p}{\rho_m} \frac{V_p^2}{V_m^2} \frac{c_p^2}{c_m^2} = 1 \Rightarrow \lambda_F \frac{1}{\lambda_\rho} \lambda_V^2 \lambda_c^2 = 1$$

## Exercício 7

Assumindo a mesma temperatura de operação do modelo e do protótipo e igual a 20°C:

$$\left. \begin{array}{l} \rho_{ar} (20^\circ C) = 1,204 \text{ m}^3/\text{kg} \\ \rho_{\acute{a}gua} (20^\circ C) = 998,2 \text{ m}^3/\text{kg} \end{array} \right\} \lambda_\rho = \frac{\rho_m}{\rho_p} = \frac{998,2}{1,204} = 829,07$$

$$\left. \begin{array}{l} \mu_{ar} (20^\circ C) = 0,00001825 \text{ kg/m.s} \\ \mu_{\acute{a}gua} (20^\circ C) = 0,001002 \text{ kg/m.s} \end{array} \right\} \lambda_\mu = \frac{\mu_m}{\mu_p} = \frac{0,001002}{0,00001825} = 54,9$$

## Exercício 7

$$\lambda_L = \frac{L_m}{L_p} = 0,1$$

Logo:

$$\lambda_\rho \lambda_V \lambda_L \frac{1}{\lambda_\mu} = 1 \Rightarrow 829,07 * \lambda_V * 0,1 * \frac{1}{54,9} = 1 \Rightarrow \lambda_V = \frac{V_m}{V_p} = 0,662$$

$$V_m = 0,662 * 7,5 = 4,97 \text{ m/s}$$

## Exercício 7

$$\lambda_F \frac{1}{\lambda_\rho} \lambda_V^2 \lambda_c^2 = 1 \Rightarrow \lambda_F \frac{1}{829,07} (0,662)^2 (0,1)^2 = 1 \Rightarrow \lambda_F = 5,29 \times 10^{-6}$$

## Exercício 8

Deseja-se analisar o comportamento aerodinâmico de um inseto com as seguintes características:

- Modelo em escala 1:8
- Frequência do batimento de asas do inseto ( $\omega$ ): 60 vezes/s
- Velocidade de voo ( $V$ ): 1,5 m/s

Determine a velocidade do ar no túnel de vento e a frequência de oscilação da asa para ter-se semelhança dinâmica ( $F_p = F_m$ ).

$$F_a = f(\omega, L, V, \mu, \rho)$$

## Exercício 8

Aplicando a o teorema  $\Pi$  da análise dimensional:

$$\frac{F_a \omega^2}{V^4 \rho} = f\left(\frac{\rho V L}{\mu}\right)$$

Logo:

$$\text{Re}_m = \text{Re}_p \Rightarrow \frac{\rho_m V_m L_m}{\mu_m} = \frac{\rho_p V_p L_p}{\mu_p} \Rightarrow \frac{\rho_m}{\rho_p} \frac{V_m}{V_p} \frac{L_m}{L_p} \frac{\mu_p}{\mu_m} = 1 \Rightarrow \lambda_\rho \lambda_V \lambda_L \frac{1}{\lambda_\mu} = 1$$

Se os testes são feitos com o mesmo fluido e na mesma temperatura e pressão:

$$\lambda_\rho = \lambda_\mu = 1 \Rightarrow 1 \lambda_V \lambda_L \frac{1}{1} = 1 \Rightarrow \lambda_V = \frac{1}{\lambda_L} \Rightarrow \frac{V_m}{V_p} = \frac{L_p}{L_m} = \frac{1}{8} = 0,125$$

## Exercício 8

Da mesma forma:

$$\frac{F_m \omega_m^2}{V_m^4 \rho_m} = \frac{F_p \omega_p^2}{V_p^4 \rho_p} \Rightarrow \frac{F_m}{F_p} \frac{\omega_m^2}{\omega_p^2} \frac{V_p^4}{V_m^4} \frac{\rho_p}{\rho_m} = 1 \Rightarrow \lambda_F \lambda_\omega^2 \frac{1}{\lambda_V^4} \frac{1}{\lambda_\rho} = 1$$

Para se ter semelhança dinâmica ( $F_m = F_p$ ):

$$\lambda_F \lambda_\omega^2 \frac{1}{\lambda_V^4} \frac{1}{\lambda_\rho} = 1 \Rightarrow 1 * \lambda_\omega^2 * (8)^4 * 1 = 1 \Rightarrow \lambda_\omega = \frac{1}{64}$$

Logo:

$$V_m = 0,125 * V_p = 0,125 * 1,5 = 0,1875 \text{ m/s}$$

$$\omega_m = \frac{1}{64} * \omega_p = \frac{1}{64} * 60 = 0,94 \text{ batimentos/s}$$

Condições de ensaio difíceis de obter!!!

## Exercício 8

Alternativas:

1) Aumento da temperatura do ar no ensaio

$$\rho_{ar} (20^{\circ}C) = 1,204 m^3/kg$$

$$\rho_{ar} (100^{\circ}C) = 0,946 m^3/kg$$

$$\mu_{ar} (20^{\circ}C) = 0,00001825 kg/m.s$$

$$\mu_{ar} (100^{\circ}C) = 0,00002181 kg/m.s$$

$$V_m = 0,29 m/s$$

$$\omega_m = 1,06 \text{ batimentos/s}$$

## Exercício 8

Alternativas:

### 2) Mudança de fluido

$$\rho_{ar} (20^{\circ}C) = 1,204 m^3/kg$$

$$\rho_{\acute{a}gua} (20^{\circ}C) = 998,2 m^3/kg$$

$$\mu_{ar} (20^{\circ}C) = 0,00001825 kg/m.s$$

$$\mu_{\acute{a}gua} (20^{\circ}C) = 0,001002 kg/m.s$$

$$V_m = 0,795 m/s$$

$$\omega_m = 0,03 \text{ batimentos/s}$$

# PME 3230

## Estática dos Fluidos

Alberto Hernandez Neto

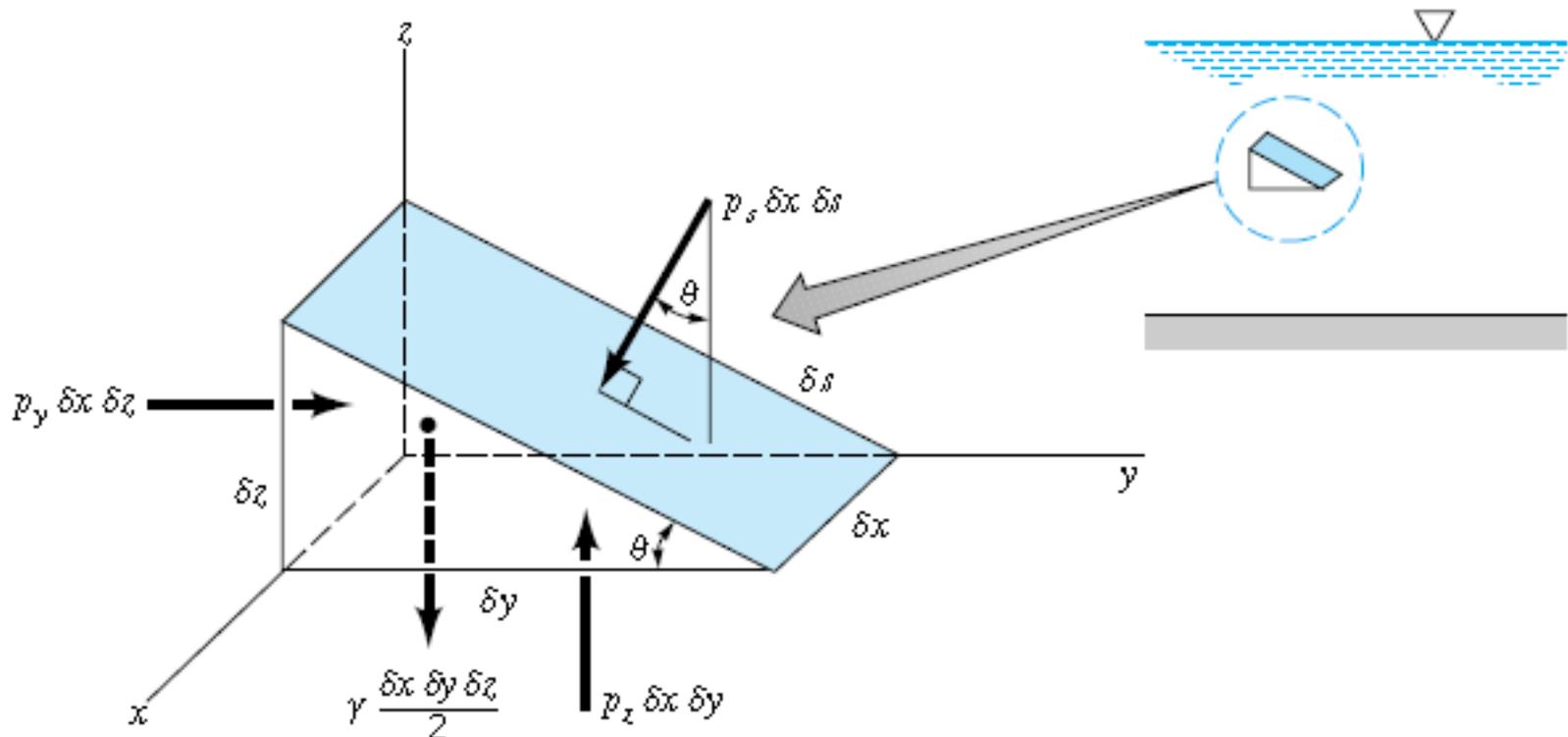
## Processos com fluido estático:

- Tensões de cisalhamento são nulas
- Forças de superfície: apenas forças de pressão

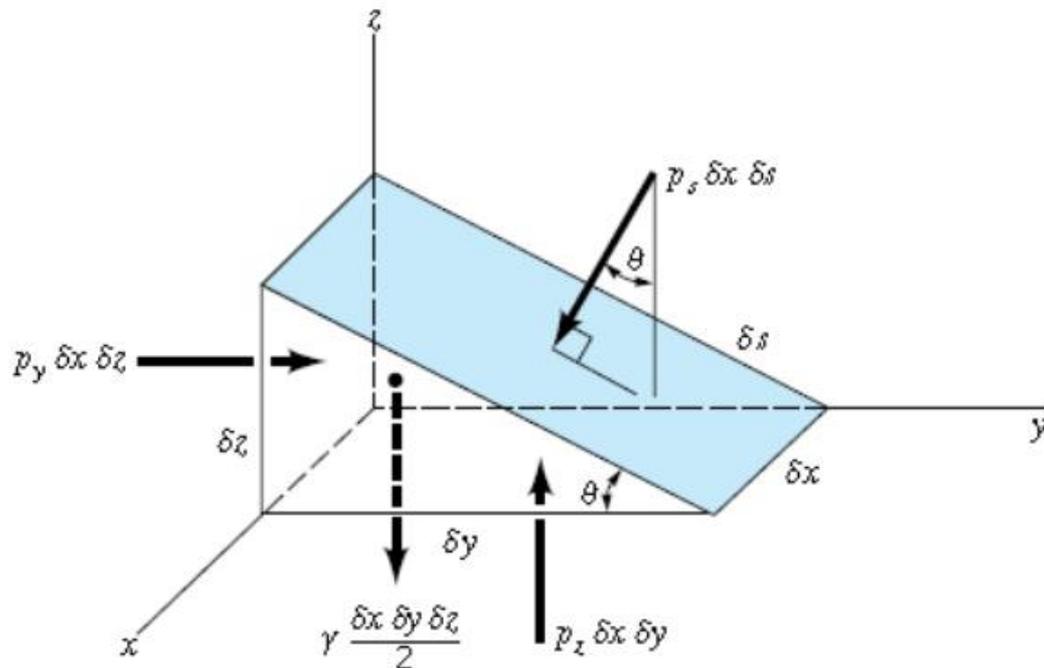
Estudo da pressão: sua variação no meio fluido e seu efeito sobre superfícies imersas

Pressão: força normal por unidade que atua sobre um ponto fluido em um dado plano

Considerando um elemento fluido na forma de cunha, com profundidade  $\delta x$  e peso específico  $\gamma$ :



Realizando o balanço de forças na direção y e z tem-se:



$$\sum F_y = p_y \delta x \delta z - p_s \delta x \delta s \sin \theta = \rho \frac{\delta x \delta y \delta z}{2} a_y$$

$$\sum F_z = p_z \delta x \delta y - p_s \delta x \delta s \cos \theta - \gamma \frac{\delta x \delta y \delta z}{2} = \rho \frac{\delta x \delta y \delta z}{2} a_z$$

Sendo que:  $\delta_y = \delta s \cos \theta$        $\delta_z = \delta s \sin \theta$

Tem-se que:  $p_y - p_s = \rho \frac{\delta y}{2} a_y$        $p_z - p_s = (\gamma + \rho a_z) \frac{\delta z}{2}$

Para um ponto:  $\delta x \rightarrow 0, \delta y \rightarrow 0, \delta z \rightarrow 0$

$$\therefore p_y = p_s; p_z = p_s$$

Como  $\theta$  é arbitrário, tem-se que:

Quando  $\tau=0$   
(sem tensão de  
cisalhamento)



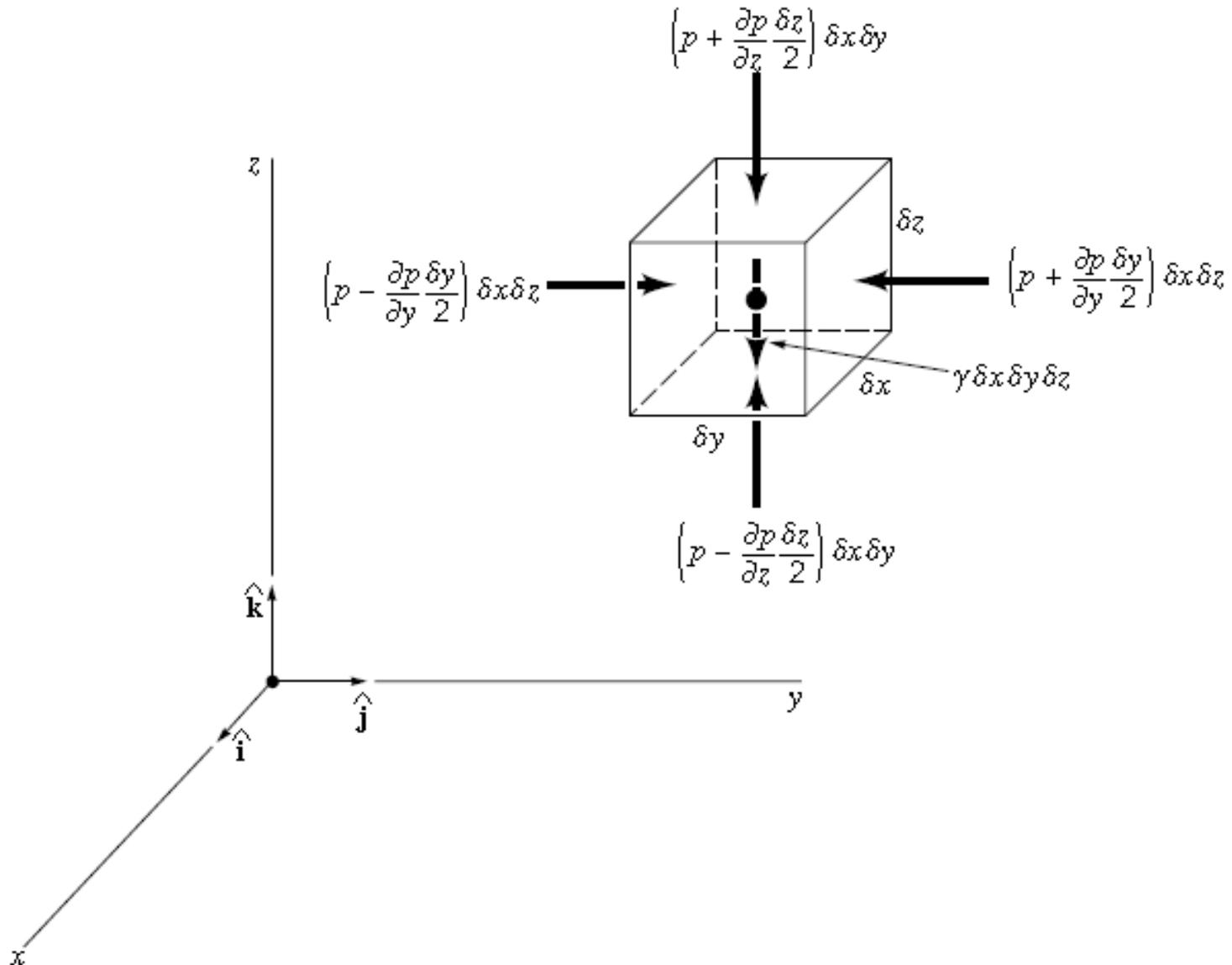
O valor da pressão em  
um ponto do fluido  
independe da direção

## Equação básica do campo de pressão

Definindo-se um elemento hexaédrico em um fluido qualquer onde:

- Dimensões elementares  $\delta x$ ,  $\delta y$  e  $\delta z$ ;
- Pressão no seu centro geométrico igual a  $p$ ;
- Propriedades fixas e iguais a
  - $\rho$  = massa específica;
  - $\Upsilon = \rho g$  = peso específico;
  - Variações da pressão no elemento aproximada por séries de Taylor de ordem 1

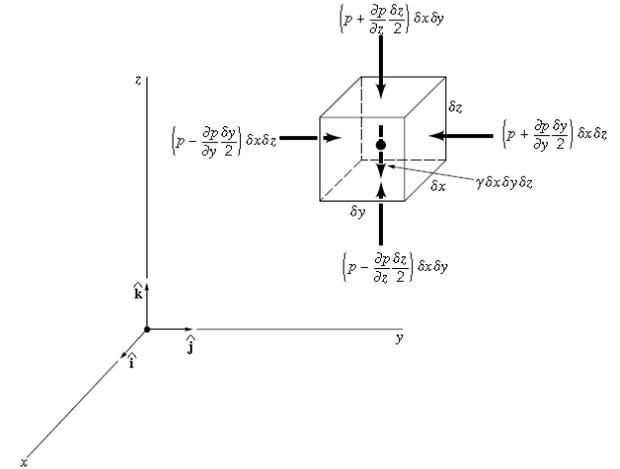
# Equação básica do campo de pressão



# Equação básica do campo de pressão

Balanço de forças

Direção x:



$$\delta F_y = \left( p - \frac{\partial p}{\partial y} \frac{\partial y}{2} \right) \delta x \delta z - \left( p + \frac{\partial p}{\partial y} \frac{\partial y}{2} \right) \delta x \delta z = -\frac{\partial p}{\partial y} \delta x \delta y \delta z \quad (1)$$

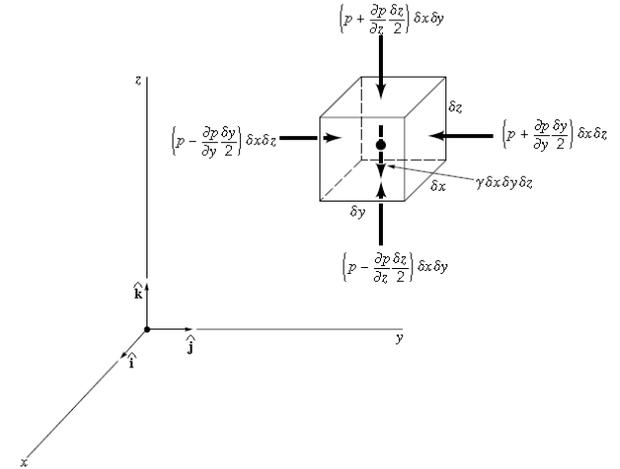
$$\delta F_x = -\frac{\partial p}{\partial x} \delta x \delta y \delta z \quad (2)$$

$$\delta F_z = -\frac{\partial p}{\partial z} \delta x \delta y \delta z \quad (3)$$

# Equação básica do campo de pressão

Na forma vetorial:

$$\delta \vec{F}_S = \delta F_x \hat{i} + \delta F_y \hat{j} + \delta F_z \hat{k} \quad (4)$$



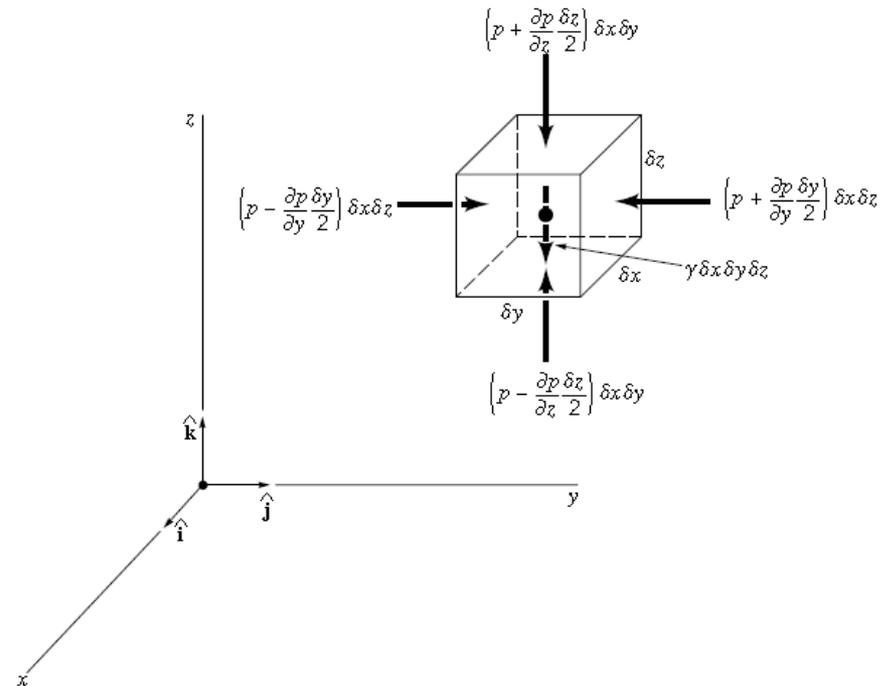
Substituindo as equações (1), (2) e (3) na equação (4) tem-se:

$$\delta \vec{F}_S = - \left( \frac{\partial p}{\partial x} \hat{i} + \frac{\partial p}{\partial y} \hat{j} + \frac{\partial p}{\partial z} \hat{k} \right) \delta x \delta y \delta z$$

# Equação básica do campo de pressão

$$\delta \vec{F}_s = - \underbrace{\left( \frac{\partial p}{\partial x} \hat{i} + \frac{\partial p}{\partial y} \hat{j} + \frac{\partial p}{\partial z} \hat{k} \right)}_{\nabla p} \delta x \delta y \delta z$$

$$\frac{\delta \vec{F}_s}{\delta x \delta y \delta z} = -\nabla p$$



Pode-se descrever as forças de campos gravitacionais (a influência dos demais campos é desprezada) como :

$$\delta \vec{F}_B = \rho \delta x \delta y \delta z \vec{g}$$

Pela segunda lei de Newton tem-se que:

$$\sum \delta \vec{F} = \delta m \vec{a}$$

$$\delta \vec{F}_S + \delta \vec{F}_B = \delta m \vec{a}$$

$$-\nabla p \delta x \delta y \delta z + \rho \delta x \delta y \delta z \vec{g} = \rho \delta x \delta y \delta z \vec{a}$$

Dividindo por  $\delta x \delta y \delta z$ :

$$-\nabla p + \rho \vec{g} = \rho \vec{a} \quad \text{Equação básica do campo de pressão}$$

Adotando as seguintes simplificações:

$$(1) \text{ Se: } \vec{g} = -g\hat{k} \rightarrow -\nabla p + \gamma\hat{k} = \rho\vec{a}$$

$$(2) \text{ Se o fluido está em repouso: } \vec{a} = 0 \rightarrow -\nabla p + \gamma\hat{k} = 0$$

$$\frac{\partial p}{\partial x} = 0$$

$$(3) \text{ Se: } \frac{\partial p}{\partial y} = 0 \rightarrow p = p(z) \rightarrow \frac{dp}{dz} = -\gamma$$

$$\frac{\partial p}{\partial z} = -\gamma$$

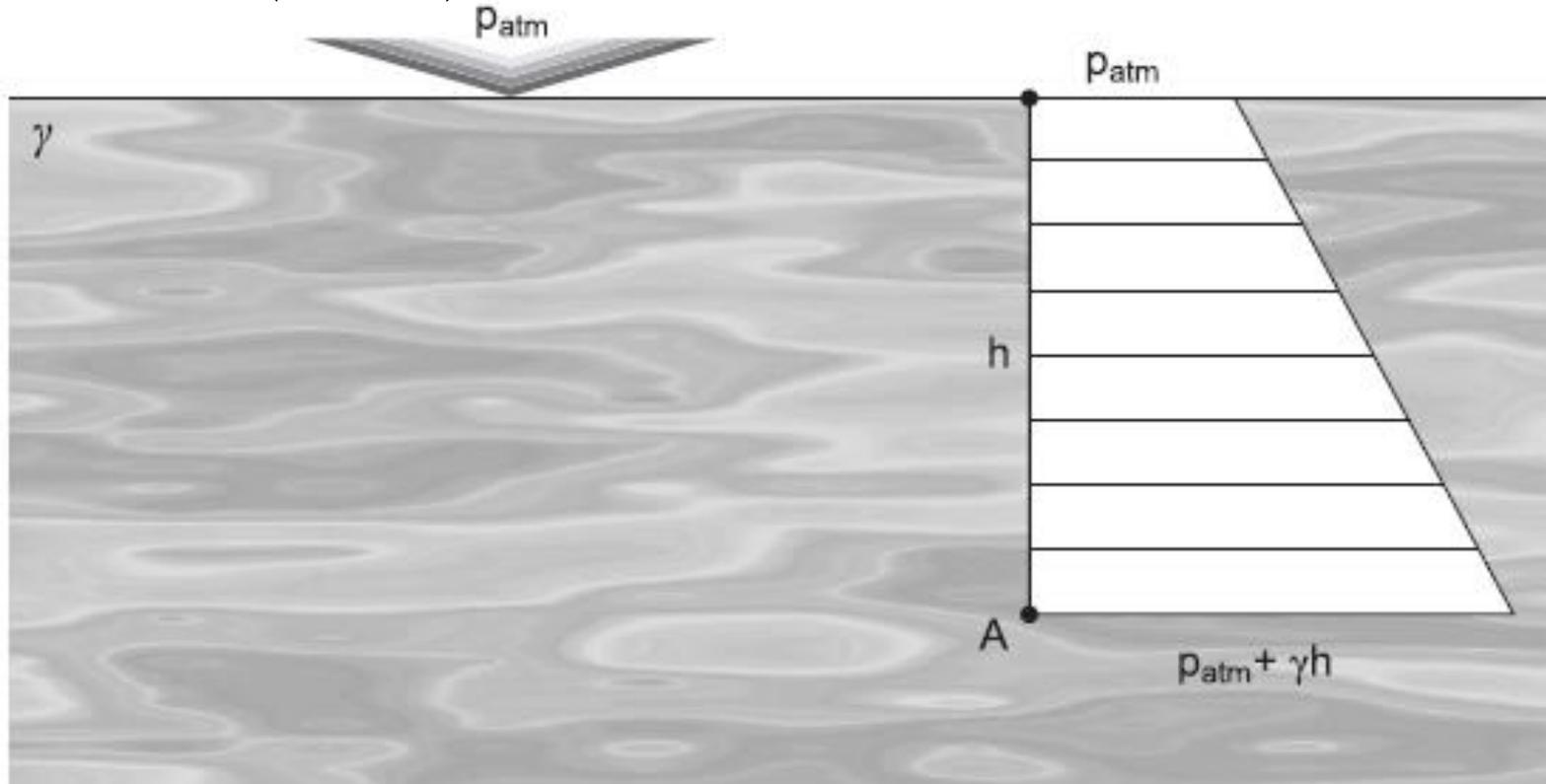
(4) Se o fluido for incompressível ( $\rho$  constante) e  $g$  constante:

$$\int_{p_1}^{p_2} dp = -\gamma \int_{z_1}^{z_2} dz$$

Sendo:  $h = (z_2 - z_1)$

$$p_2 - p_1 = \gamma (z_2 - z_1)$$

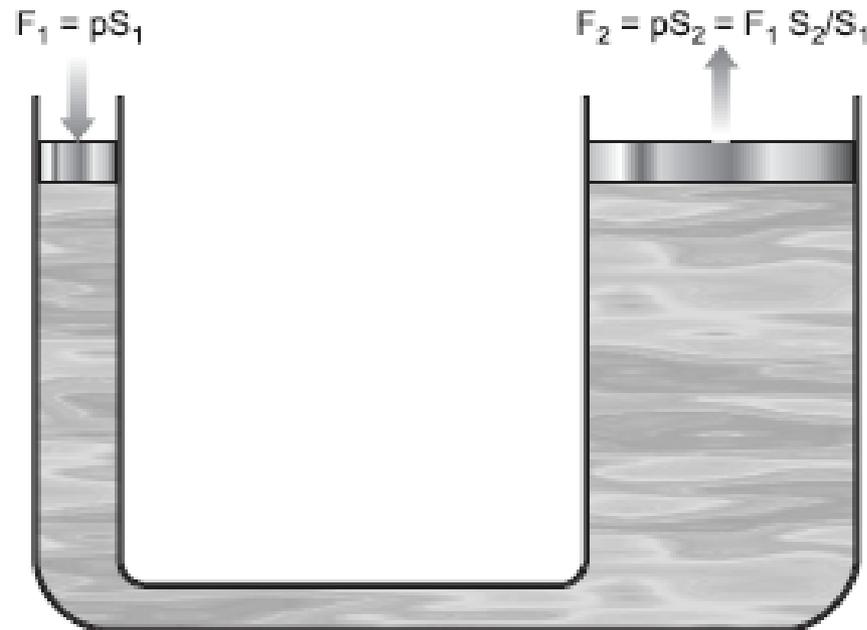
$$p_1 = p_2 + \gamma h \quad \text{Lei de Stevin}$$



## Pressão em um fluido estático:

- Variação linear com  $h$
- Dependência com  $p_1$ ,  $h$  e  $\gamma$
- Independência com a forma do recipiente

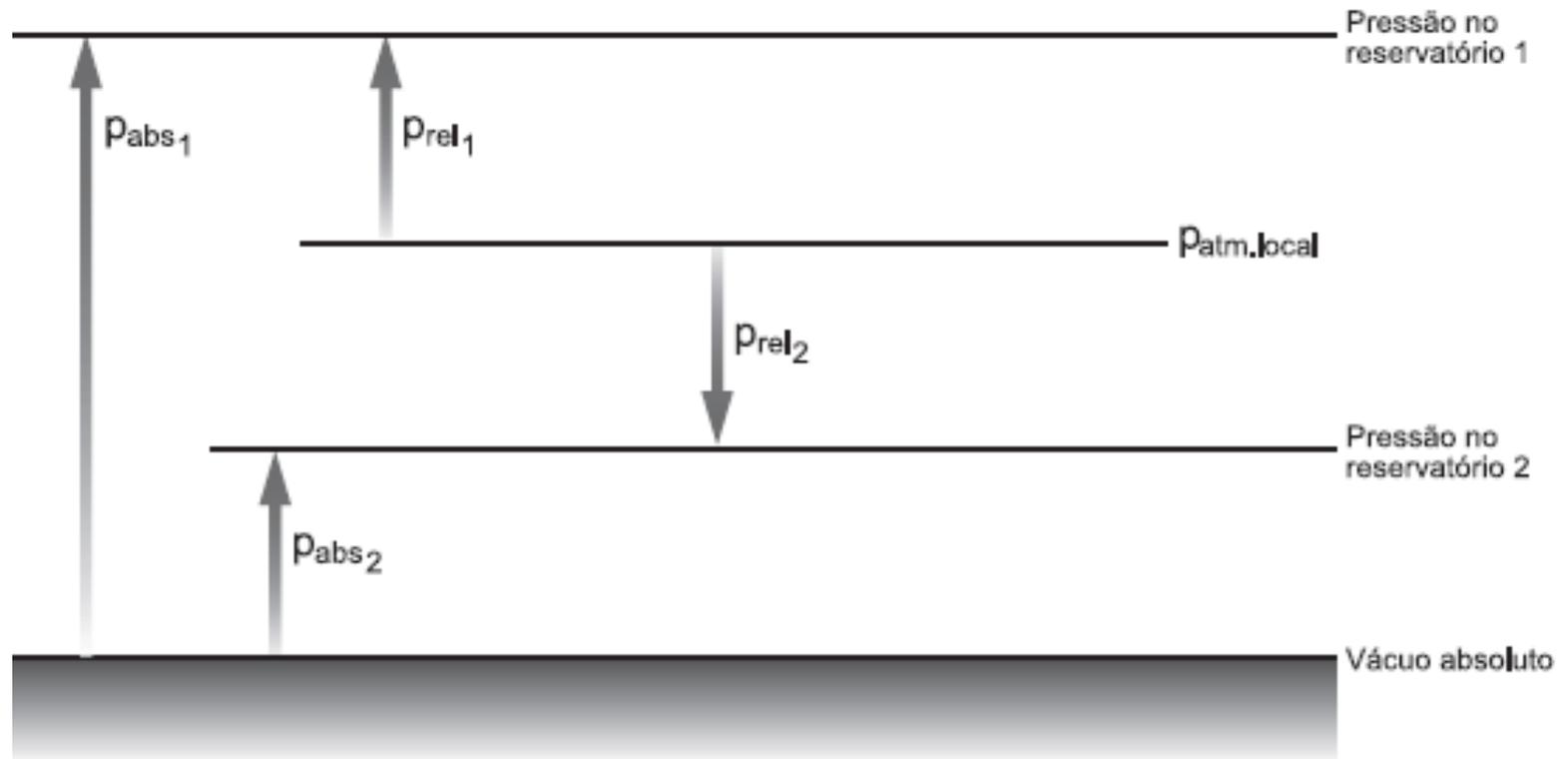
Uso: multiplicação de forças em dispositivos hidráulicos



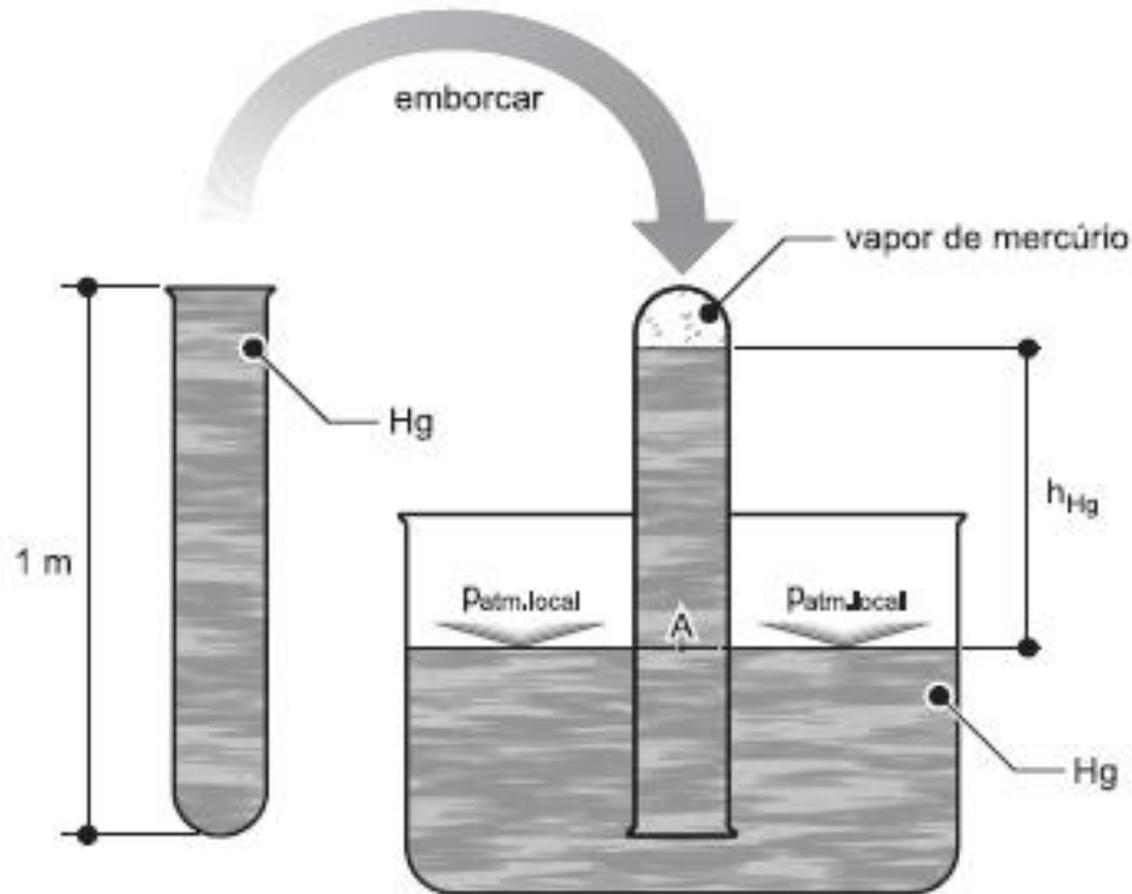
## Medição de pressão:

Valores estabelecidos em relação a um nível de referência

Unidades: Pa = N/m<sup>2</sup> (SI), psi, bar, altura de coluna de líquido (m.c.a., mmHg), etc.



# Medição da pressão atmosférica – barômetro de Mercúrio



$$p_{atm} = \underbrace{p_{vapor}}_{\text{desprezível}} + \gamma_{Hg} h$$

$$p_{atm} = \gamma_{Hg} h$$

Ao nível do mar:  $p_{atm} = 760 \text{ mmHg} = 10,36 \text{ m.c.a}$

# Manometria

## Manômetro: medição de pressão relativa

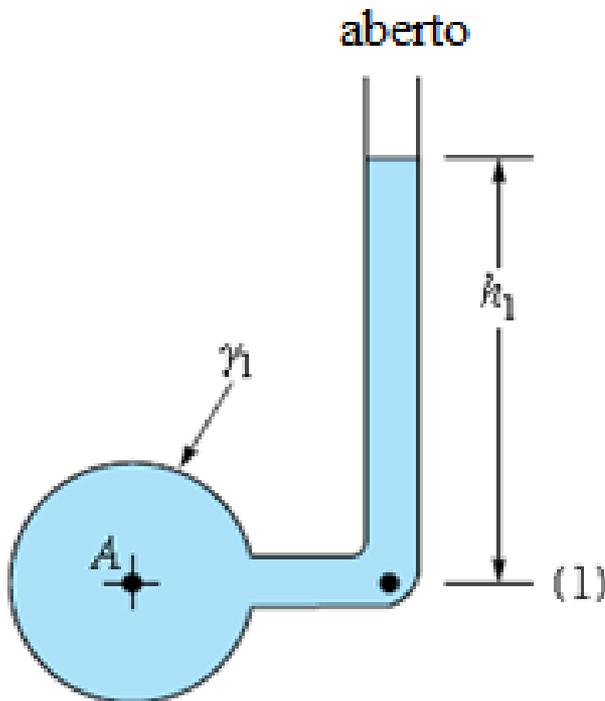
Tubo piezométrico

$$p_A = p_O + \gamma_1 h_1 \text{ (pressão absoluta)}$$

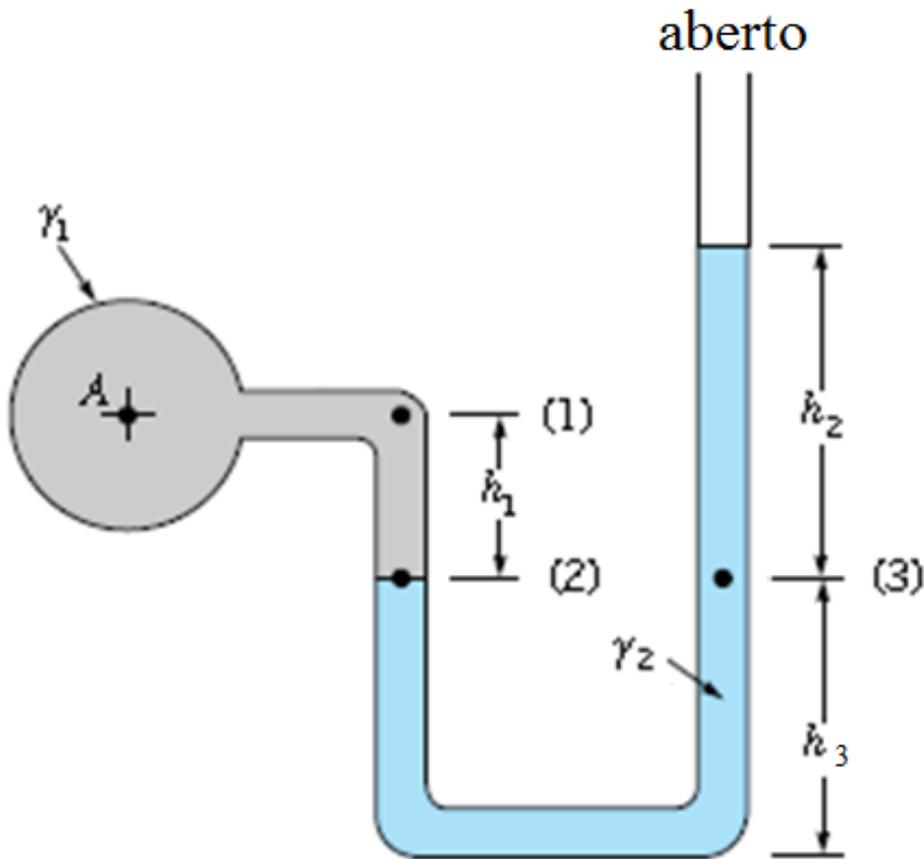
$$p_A = \gamma_1 h_1 \text{ (pressão relativa)}$$

Restrições:

- $p_A > p_{\text{atm}}$
- $p_A$  não pode ser muito grande
- Fluido do recipiente tem que ser líquido



# Manômetro com tubo em U



$$p_A = p_1$$

$$p_1 = p_2 - \gamma_1 h_1$$

$$p_2 = p_3$$

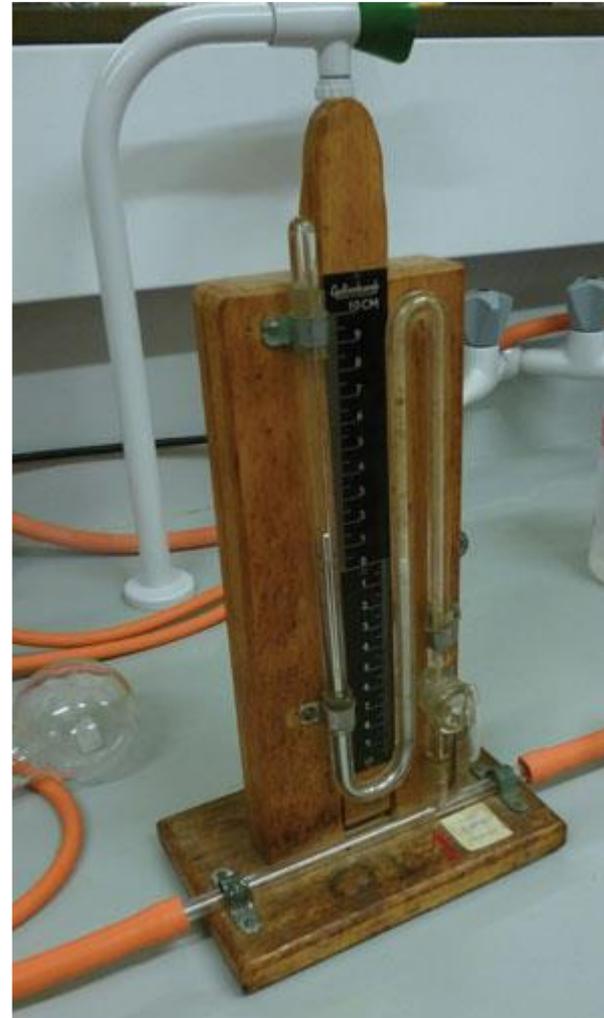
$$p_3 = p_{atm} + \gamma_2 h_2$$

---

$$p_A = -\gamma_1 h_1 + \gamma_2 h_2 + p_{atm}$$

- Fluido manométrico pode ser diferente do fluido do recipiente
- Se o fluido do recipiente for um gás, o seu peso específico pode ser desprezado

# Manômetro com tubo em U



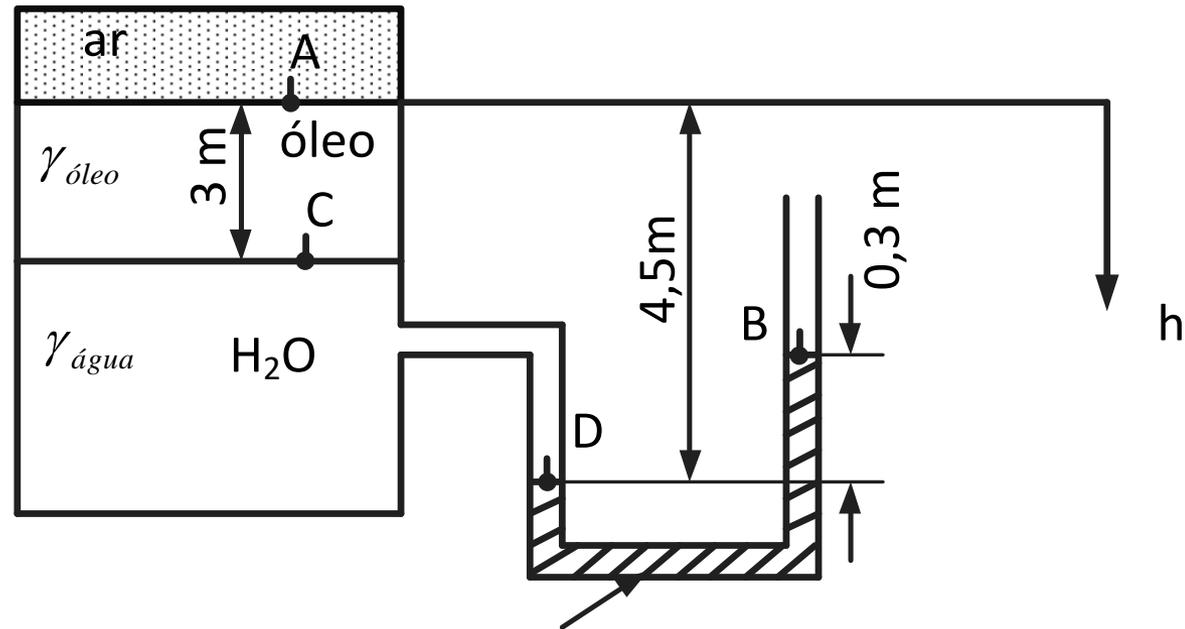
## Exercício 1

Calcular a pressão efetiva em A,  $\text{kgf}/\text{cm}^2$

$$\gamma_{\text{óleo}} = 800 \text{ kgf}/\text{m}^3$$

$$\gamma_{\text{água}} = 1.000 \text{ kgf}/\text{m}^3$$

$$\gamma_{\text{Hg}} = 13.600 \text{ kgf}/\text{m}^3$$



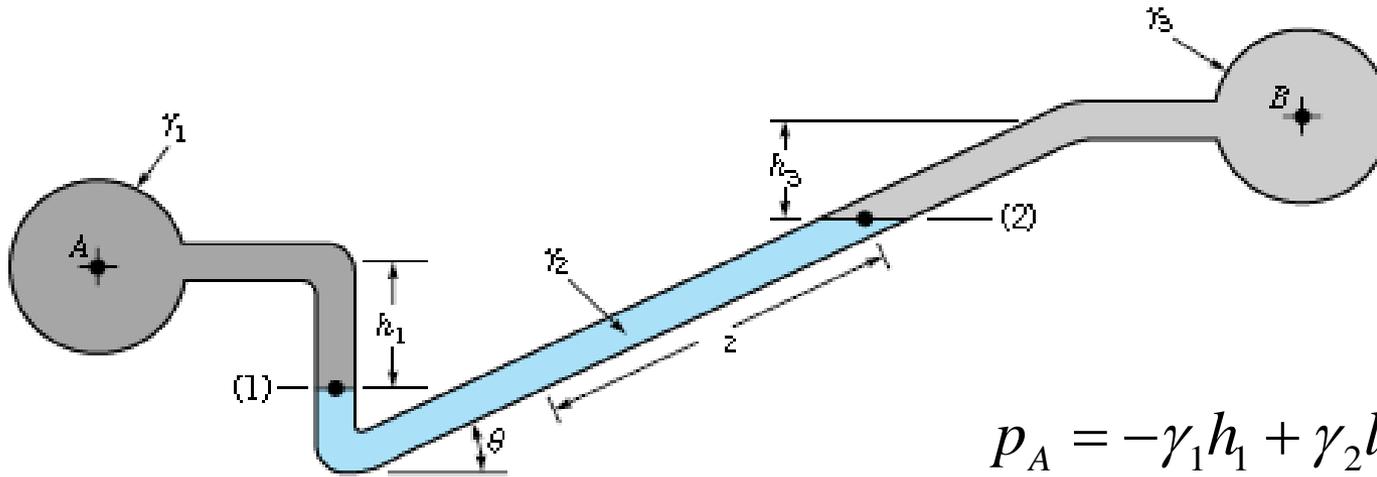
$$p_A = -\gamma_{\text{óleo}} h_C - \gamma_{\text{água}} (h_D - h_C) + \gamma_{\text{Hg}} (h_D - h_B)$$

$$p_A = -800 \times 3 - 1.000 (4,5 - 3) + 13.600 (0,3) = 180 \text{ kgf}/\text{m}^2$$

$$p_A = 0,018 \text{ kgf}/\text{cm}^2$$

## Exercício 2

### Avaliação da pressão em manômetro inclinado



$$p_A = -\gamma_1 h_1 + \gamma_2 l_2 \text{sen}\theta + \gamma_3 h_3 + p_B$$

$$p_A - p_B = \gamma_2 l_2 \text{sen}\theta - \gamma_1 h_1 + \gamma_3 h_3$$

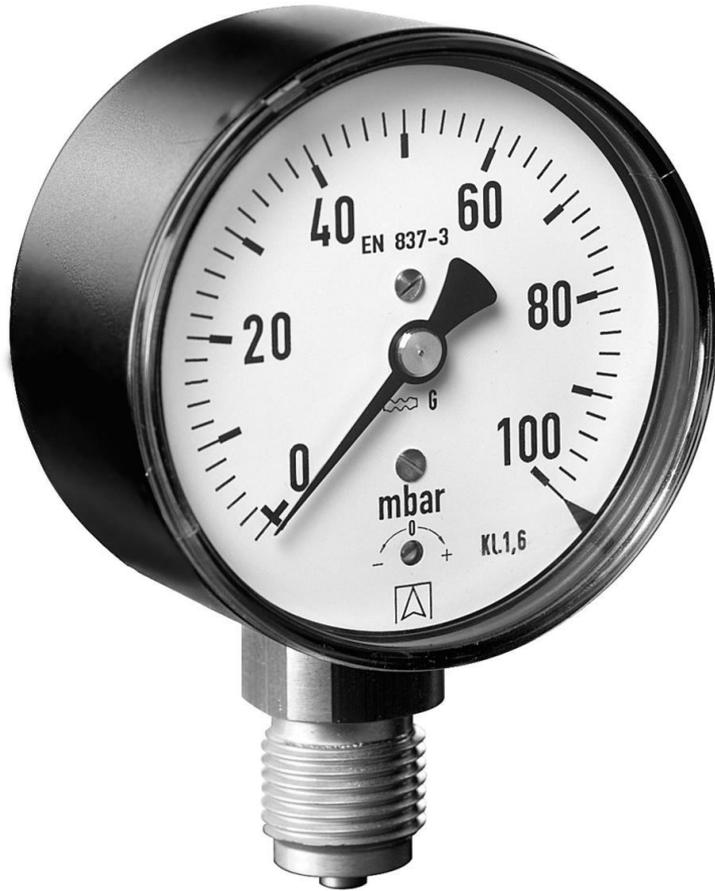
Se os fluidos em 1 e 3 forem gases:  $\gamma_1 h_1 = \gamma_3 h_3 = 0$

$$p_A - p_B = \gamma_2 l_2 \text{sen}\theta \Rightarrow l_2 = \frac{p_A - p_B}{\gamma_2 \text{sen}\theta}$$

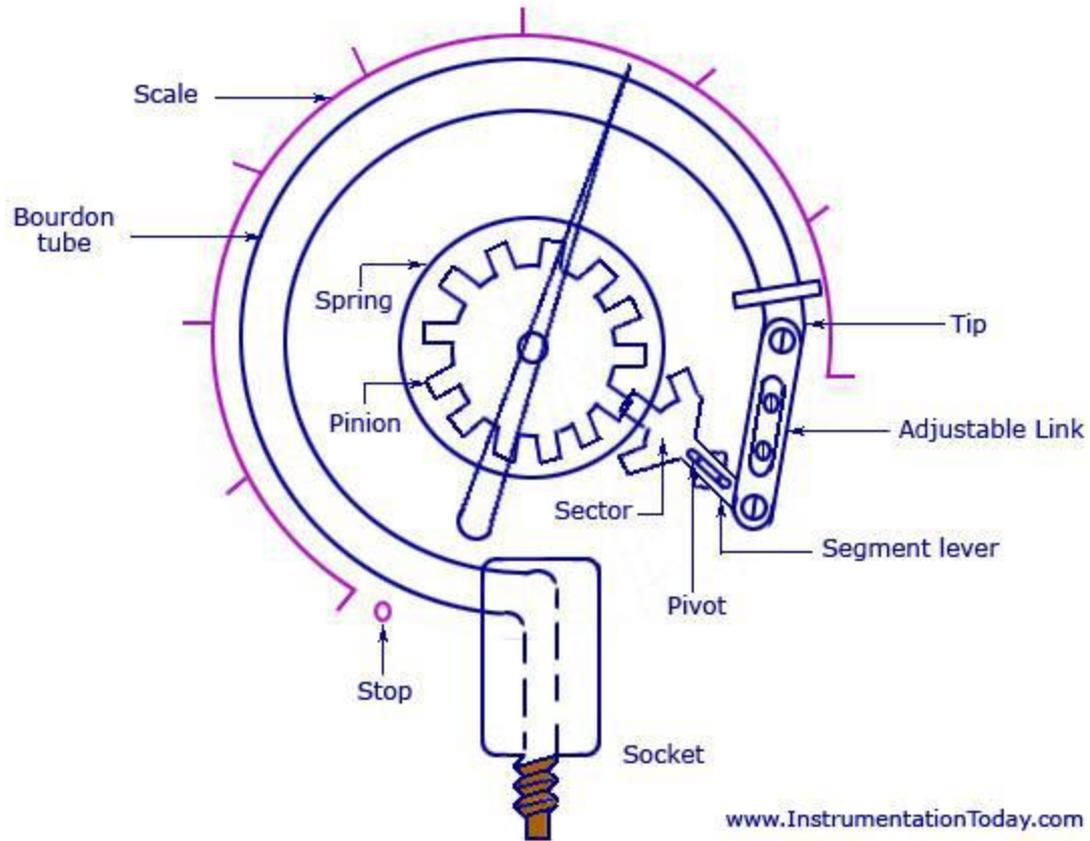
# Manômetro inclinado



# Manômetro de Bourdon



# Manômetro de Bourdon

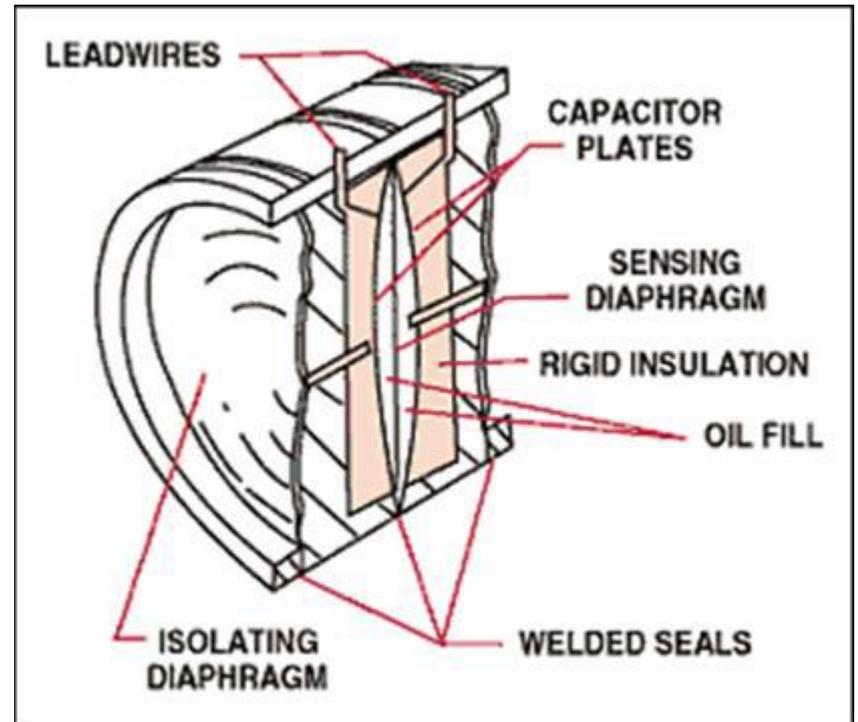


Bourdon Tube Pressure Gauge

# Manômetro digitais



# Manômetro digitais



# Transdutores de pressão

