



Por onde  
começar?

?



Hidráulica  
aula1



De onde  
paramos!



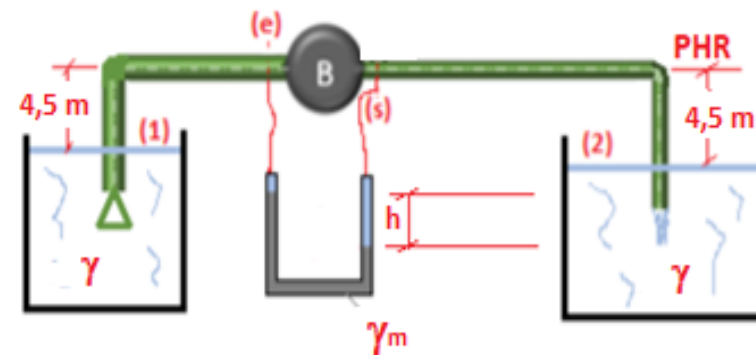


Podemos começar com  
uma questão do exame de  
FT do segundo semestre  
de 2017?

Ótima ideia,  
vamos pegar o da  
turma B11!



**1ª Questão:** A instalação a seguir transporta um fluido de peso específico igual a  $9751 \text{ N/m}^3$  a uma vazão de  $2,0 \text{ L/s}$ . Sabendo que para a situação descrita a potência nominal da bomba é  $520 \text{ W}$  e seu rendimento é  $75 \%$ , calcule a diferença de pressão entre a seção de saída e seção de entrada da bomba ( $p_s - p_e$ ); o desnível ( $h$ ) do fluido manométrico utilizado no manômetro diferencial instalado entre a seção de entrada e seção de saída da bomba e a perda de carga na instalação. Dados:  $D_e = 52,5 \text{ mm}$ ;  $A_e = 21,7 \text{ cm}^2$ ;  $D_s = 40,8 \text{ mm}$ ;  $A_s = 13,1 \text{ cm}^2$ ;  $g = 9,8 \text{ m/s}^2$  e  $\gamma_m = 133280 \text{ N/m}^3$





Para resolver este problema, temos que recordar alguns conceitos estudados em FT!



O primeiro deles será o peso específico =  $\gamma$

$$\gamma = \frac{\text{peso}}{\text{volume}} = \frac{G}{V}$$

$$\gamma = 9751 \text{ N/m}^3$$



Preciso também recordar o conceito de Vazão (Q).

$$Q = 2,0 \text{ L/s}$$

Importante: em condutos forçados a área da seção formada pelo fluido coincide com a área da seção transversal do conduto.

$$Q = \frac{\text{Volume}}{\text{tempo}} = v \times A, \text{ onde:}$$

$v$  = velocidade média do escoamento

$A$  = área da seção formada pelo fluido

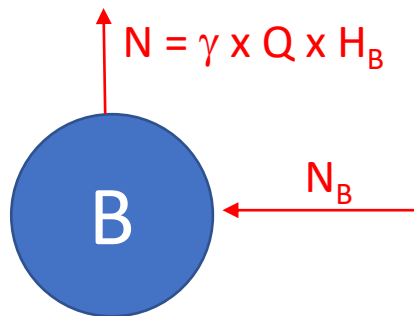


Vamos recordar o conceito de bomba hidráulica!

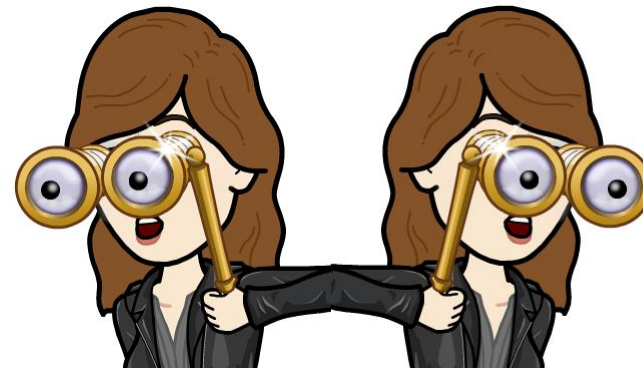


# BOMBA HIDRÁULICA

É o dispositivo que converte potência mecânica ( $N_B$ ) em potência hidráulica ( $N = \gamma \times Q \times H_B$ ), sendo que  $H_B$  é a carga manométrica da bomba, que é a carga que ela fornece ao fluido. A bomba hidráulica como qualquer máquina tem um rendimento ( $\eta_B$ ) menor que 100%, portanto sempre  $N < N_B$



$$\eta_B = \frac{N}{N_B} = \frac{\gamma \times Q \times H_B}{N_B}$$
$$\therefore N_B = \frac{\gamma \times Q \times H_B}{\eta_B}$$



$$N_B = 520 \text{ W}$$

$$\eta_B = 75\%$$

$$\gamma = 9751 \text{ N/m}^3$$

$$Q = 2,0 \text{ L/s} = 2,0 * 10^{-3} \text{ m}^3/\text{s}$$

$$N_B = 520 \text{ W}$$

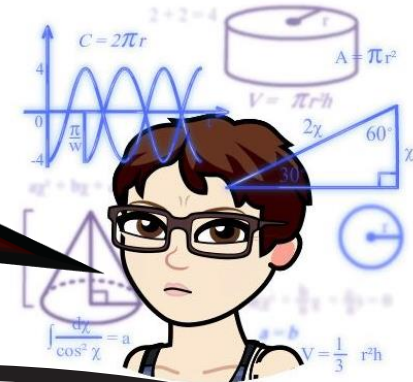
$$\eta_B = 75\%$$

$$N_B = \frac{\gamma \times Q \times H_B}{\eta_B}$$

$$520 = \frac{9751 \times 2 \times 10^{-3} \times H_B}{0,75}$$

$$\frac{520 \times 0,75}{9751 \times 2 \times 10^{-3}} = H_B \cong 20\text{m}$$

Portanto, podemos  
calcular a carga  
manométrica da  
bomba ( $H_B$ )



Agora vamos calcular as  
velocidades médias do  
escoamento



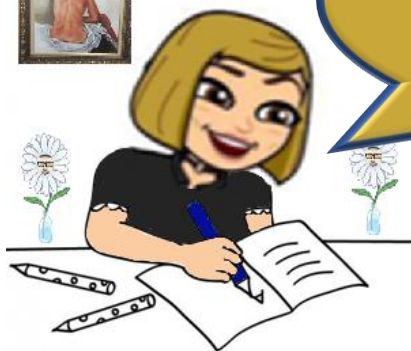
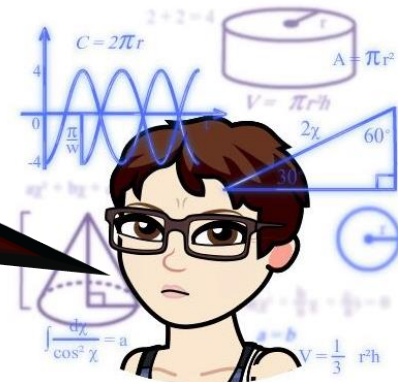


Mas, lembre eu só vou com a velocidade média

$$v_e = \frac{Q}{A_e} = \frac{2 \times 10^{-3}}{21,7 \times 10^{-4}} \cong 0,922 \frac{\text{m}}{\text{s}}$$

Basta lembrar: O ALEMÃO  $Q = v A$

$$\rightarrow v_s = \frac{Q}{A_s} = \frac{2 \times 10^{-3}}{13,1 \times 10^{-4}} \cong 1,527 \frac{\text{m}}{\text{s}}$$



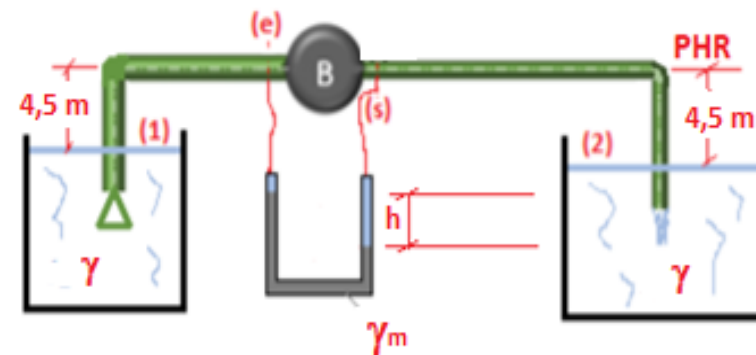
Como não foi dada a viscosidade, supomos o escoamento turbulento!



Isso! E aí pensamos na primeira pergunta do problema!



Calcular a diferença de pressão  $p_s - p_e$



Para isso, recordamos o conceito de equação da energia aplicada a um escoamento incompressível e em regime permanente!



$$H_{\text{inicial}} + H_{\text{máquina}} = H_{\text{final}} + H_{p_{i-f}} \therefore z_i + \frac{p_i}{\gamma} + \frac{\alpha_i v_i^2}{2g} + H_{\text{máquina}} = z_f + \frac{p_f}{\gamma} + \frac{\alpha_f v_f^2}{2g} + H_{p_{i-f}}$$

$$H_{\text{máquina}} = +H_B \rightarrow \text{bomba}; \quad H_{\text{máquina}} = -H_T \rightarrow \text{turbina}$$

$\alpha \rightarrow$  definido para seções de tubos

$\alpha = 2$  para escoamento laminar e  $\alpha \cong 1,0$  para escoamento turbulento



No caso a equação da energia aplicada a um escoamento incompressível e em regime permanente em presença de uma bomba hidráulica

$$z_i + \frac{p_i}{\gamma} + \frac{\alpha_i v_i^2}{2g} + H_B = z_f + \frac{p_f}{\gamma} + \frac{\alpha_f v_f^2}{2g} + H_{p_{i-f}} \rightarrow H_B = \text{carga manométrica da bomba}$$

$H_{p_{i-f}}$  → perda de carga no trecho considerado



O único trecho com comprimento não desprezível, que não consideramos a perda de carga na equação da energia, é entre a seção de entrada e de saída de uma máquina hidráulica, isto porque, a perda já é considerada em seu rendimento!

$$z_e + \frac{p_e}{\gamma} + \frac{\alpha_e v_e^2}{2g} + H_B = z_s + \frac{p_s}{\gamma} + \frac{\alpha_s v_s^2}{2g}$$



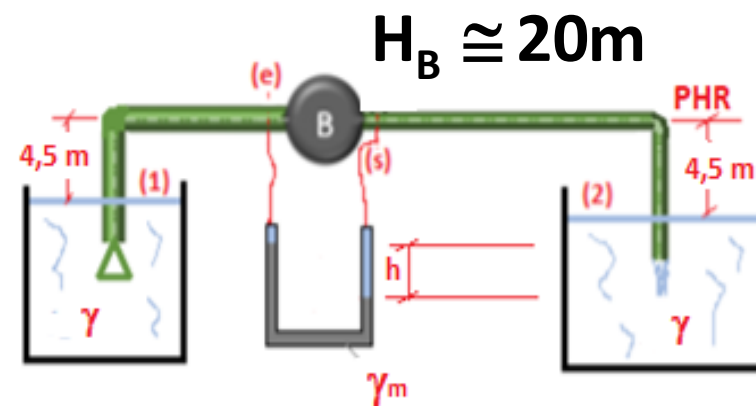


$$\gamma = 9751 \text{ N/m}^3$$

$$g = 9,8 \frac{\text{m}}{\text{s}^2}$$

Calcular a diferença de pressão  $p_s - p_e$

$$\alpha_e = \alpha_s \cong 1,0$$



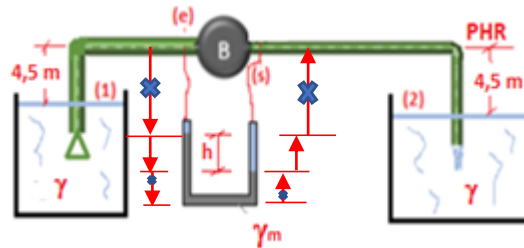
$$v_e \cong 0,922 \frac{\text{m}}{\text{s}}$$

$$v_s \cong 1,527 \frac{\text{m}}{\text{s}}$$

$$z_e + \frac{p_e}{\gamma} + \frac{\alpha_e v_e^2}{2g} + H_B = z_s + \frac{p_s}{\gamma} + \frac{\alpha_s v_s^2}{2g} \quad \therefore 0 + \frac{p_e}{9751} + \frac{1 \times 0,922^2}{2 \times 9,8} + 20 = 0 + \frac{p_s}{9751} + \frac{1 \times 1,527^2}{2 \times 9,8}$$

$$\frac{0,922^2 - 1,527^2}{19,6} + 20 = \frac{p_s - p_e}{9751} \Rightarrow p_s - p_e \cong 194282,9 \frac{\text{N}}{\text{m}^2} \text{ (ou Pa)}$$

E o desnível do fluido manométrico  $h$ , como faço?



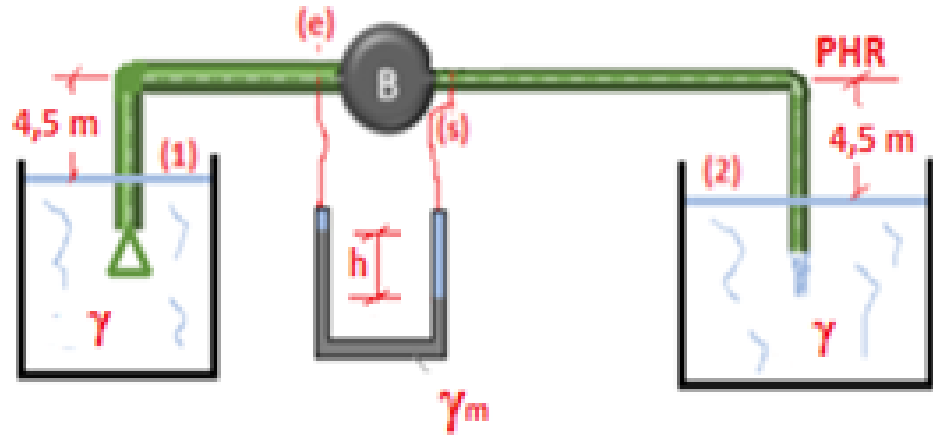
Aplique a equação manométrica de (e) a (s), adotando a origem, por exemplo, em (e)!



**Equação manométrica = regra prática para determinação da variação de pressão entre duas seções do escoamento. Como trabalhamos com pressões médias, consideramos sempre dois pontos situados no eixo do conduto. Regras para escrever a equação manométrica, considerando o esboço anterior:**

- adotamos um dos pontos como origem, por exemplo onde atua  $p_e$ ;
- seguindo para o ponto (s), onde atua a pressão  $p_s$ , somamos a pressão  $p_e$  os produtos  $\gamma$  e as colunas descendente e subtraímos da pressão  $p_e$  os produtos  $\gamma$  e as colunas ascendentes, para o exemplo resulta:

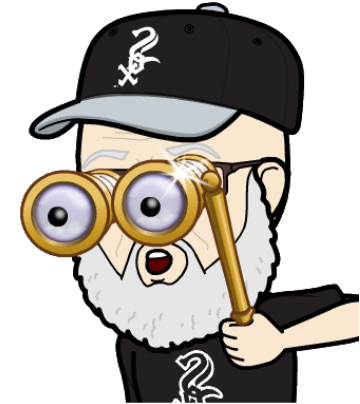
$$p_e + \gamma_m \times h - \gamma \times h = p_s$$



$$p_s - p_e \cong 194282,9 \frac{\text{N}}{\text{m}^2}$$

$$\gamma = 9751 \text{N/m}^3$$

$$\gamma_m = 133280 \frac{\text{N}}{\text{m}^3}$$



$$p_s - p_e = h(\gamma_m - \gamma) \therefore h = \frac{194282,9}{133280 - 9751}$$

$$h \cong 1,573 \text{m} = 1573 \text{mm}$$



Para a perda na instalação aplicamos a equação da energia de (1) a (2)

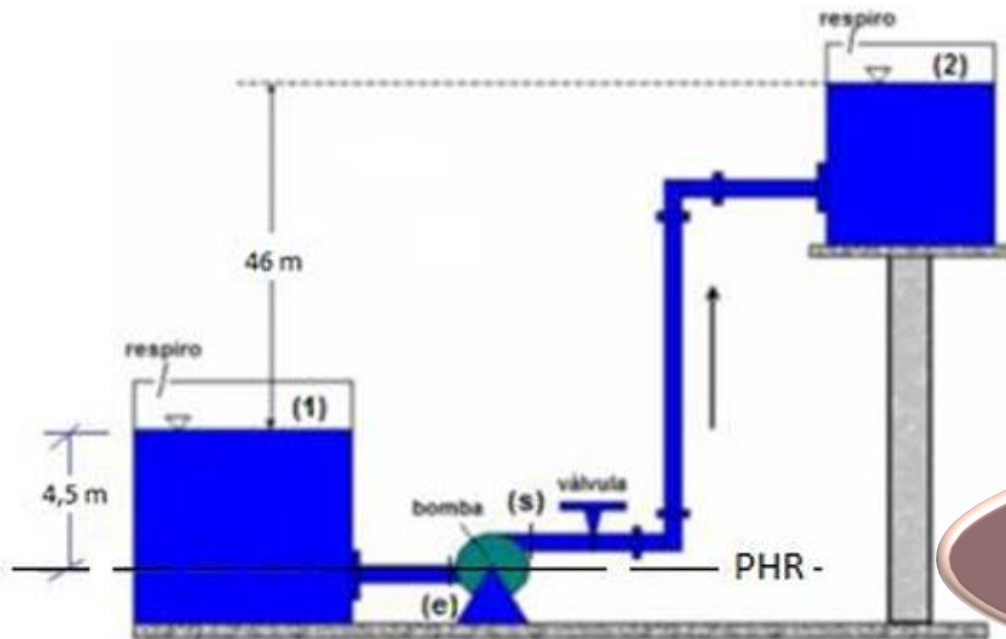
$$z_1 + \frac{p_1}{\gamma} + \frac{v_1^2}{2g} + H_B = z_2 + \frac{p_2}{\gamma} + \frac{v_2^2}{2g} + H p_{inst}$$

$$-4,5 + 0 + 0 + 20 = -4,5 + 0 + 0 + H p_{inst}$$

$$\therefore H p_{inst} = 20 \text{m}$$



Preciso me exercitar e fazer mais exercícios!



A instalação de bombeamento a seguir opera em regime permanente com uma vazão de 3,2 L/s. A tubulação antes da bomba tem uma perda de carga igual a 2,0 m. A tubulação de recalque (tubulação depois da bomba) tem uma perda de carga de 35,2 m. Sabendo que a tubulação antes da bomba tem um diâmetro interno de 52,5 mm ( $A = 21,7 \text{ cm}^2$ ) e a tubulação de recalque um diâmetro interno igual a 40,8 mm ( $A = 13,1 \text{ cm}^2$ ), pede-se: a carga manométrica da bomba; a potência da bomba sabendo que seu rendimento é igual a 78%; a velocidade que seria determinada por um tubo de Pitot se o mesmo fosse instalado no eixo da tubulação de recalque e se ao mesmo fosse acoplado um manômetro diferencial, qual seria o desnível do fluido manométrico que tem massa específica igual a  $2900 \text{ kg/m}^3$ . Dados: peso específico do fluido que escoar igual a  $9800 \text{ N/m}^3$ ;  $g = 9,8 \text{ m/s}^2$  e  $\nu = 10^{-6} \text{ m}^2/\text{s}$ .

Respostas:  $H_B = 83,2 \text{ m}$ ;  $N_B = 3345,1 \text{ W}$ ;  
 $v_{\text{pitot}} = 2,99 \text{ m/s}$  e  $h = 240 \text{ mm}$

