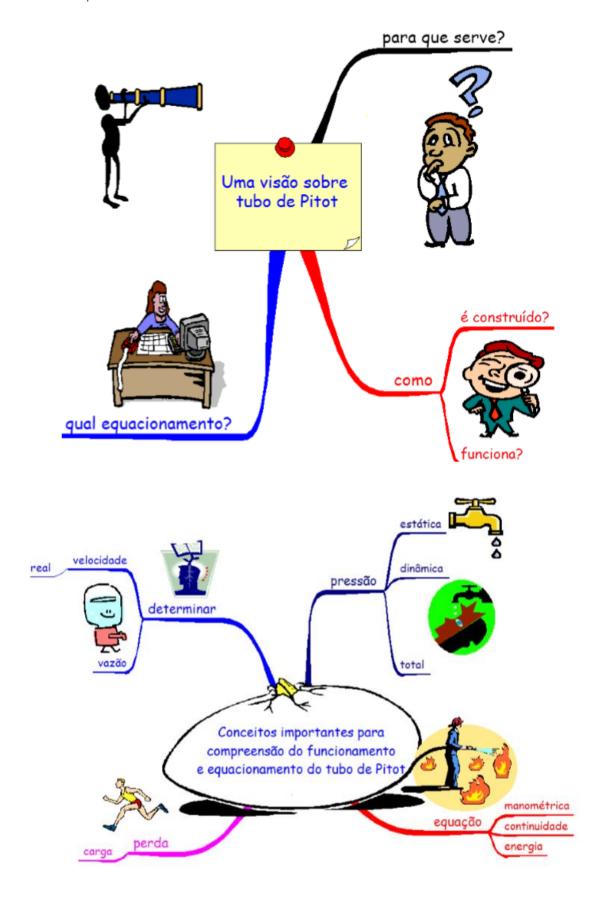
4.6. Experiência do tubo de Pitot



O tubo de Pitot serve para determinar a velocidade real de um escoamento.

Na sua origem, poderia ser esquematizado como mostra a figura 33.

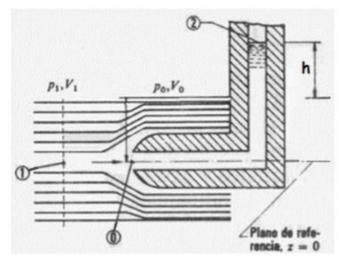


Figura 33 que foi extraída da página http://es.wikipedia.org/wiki/Tubo_de_Pitot

Aplicando a equação de Bernoulli de (1) a (0), pois as seções estão muito próximas, resulta:

$$v_{real} = \sqrt{2gh}$$
 equação 36

Importante saber que existem outros tipos de Pitot, como mostro a seguir:



Mais alguns exemplos em aviões



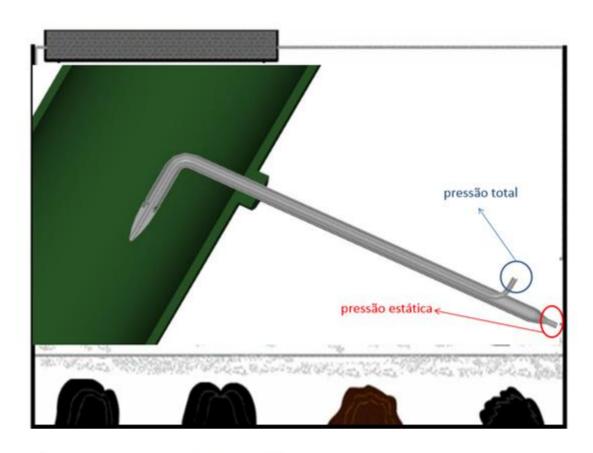


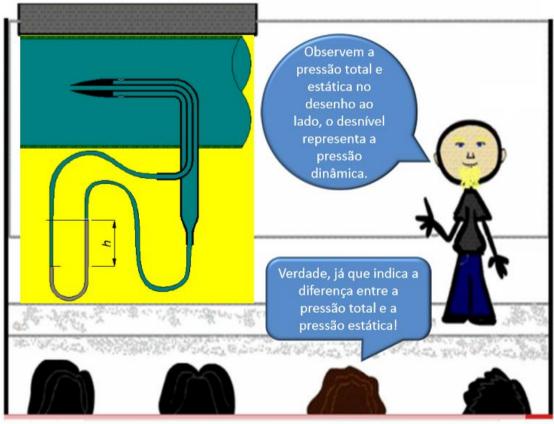


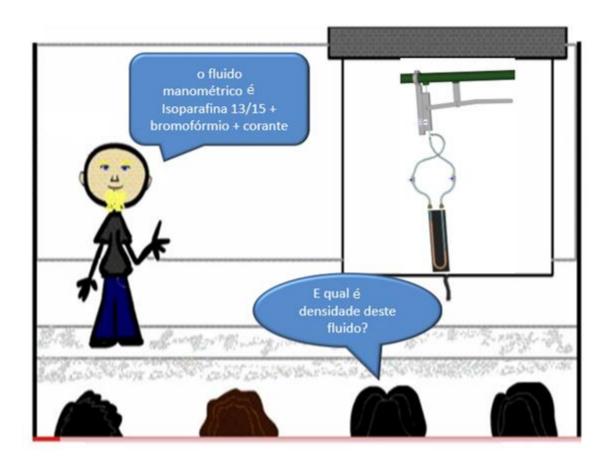


Instalação do tubo de Pitot na bancada do laboratório, onde o manômetro diferencial em forma de U permite a determinação da pressão dinâmica, isto porque em um de seus ramos atua a pressão total e no outro a pressão estática





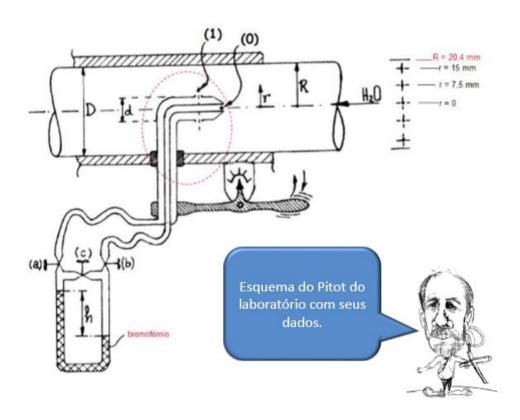




Ela tinha sido determinado no CLM no dia 27/09/2012 no densímetro digital marca: ANTON PAAR MOD: DMA4500

	Isoparafina 13/15 +	
	bromofórmio + corante	
Temperatura (°C)	ρ (kg/m 3)	
15	2890,98	
20	2877,83	
25	2864,75	





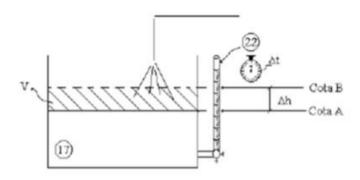
Através desta experiência, como os dados obtidos com o Pitot instalado no centro do tubo (r = 0), determine a vazão do escoamento, que deve ser comparada com a vazão obtida de forma direta, como pode ser visto a seguir:





Determinação da vazão de forma direta

$$Q = \frac{Volume}{tempo} = \frac{V}{t}$$



Nesta experiência, além da determinação da vazão pelo Pitot, que deve ser comparada com a obtida no tanque, você deve comparar as velocidades reais obtidas em função do "r" experimentalmente com as obtidas por uma das expressões a seguir:

$$\begin{split} v_{real} &= v_{m\acute{a}x} \times \left[1 - \frac{r}{R}\right]^{\frac{1}{7}} \Rightarrow \text{para} \quad \text{o} \quad \text{escoamento} \quad \text{turbulento,} \quad \text{e} \\ v_{real} &= v_{m\acute{a}x} \times \left[1 - \left(\frac{r}{R}\right)^2\right] \quad \text{para o escoamento laminar.} \end{split}$$

Importante a expressão que será usada é escolhida através do número de Reynolds, calculado através da **vazão real**, a obtida de forma direta; **a velocidade máxima**, utilizada nas expressões acima, deve ser obtida com a mesma através da **vazão real**, como mostro a seguir:

$$\begin{split} Q &= \frac{V}{t} \Rightarrow Q = v \times A = v \times 13.1 \times 10^{-4} \ \therefore \ v = v_{m\'edia} = \frac{Q}{13.1 \times 10^{-4}} \bigg(\frac{m}{s} \bigg) \\ Re &= \frac{v \times D_H}{v} = \frac{v \times 0.0408}{10^{-6}} \\ la \ min \ ar \Rightarrow v_{m\'ax} = 2 \times v_{m\'edia} \ ; turbulento \Rightarrow v_{m\'ax} = \frac{60}{49} \times v_{m\'edia} \end{split}$$

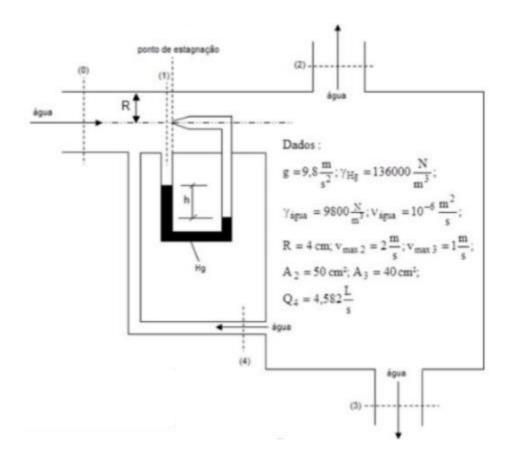
Importante: os objetivos desta experiência, o seu equacionamento e os dados para levantados, podem ser vistos no meu canal do YouTube: Alemão MecFlu Resolve, respectivamente nos endereços:

https://www.youtube.com/watch?v=hvLSFU7XtQQ

https://www.youtube.com/watch?v=h8wRalpVsUU

https://www.youtube.com/watch?v=FGAP2I2pm-M

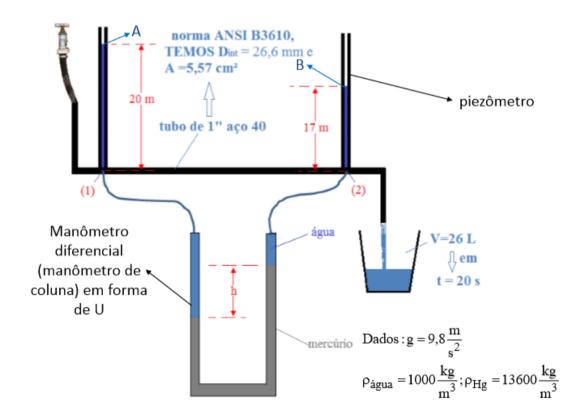
Exercício 69: Considere o esquema a seguir e determine o desnível do fluido manométrico utilizado no manômetro diferencial acoplado ao tubo de Pitot e a vazão na seção (0), sabendo que o escoamento é turbulento em todas as seções.



4.7. Equação da energia para um escoamento incompressível, em regime permanente e em trecho sem máquina hidráulica

Vamos retornar ao exercício 61, porém, considerando que as seções não se encontram próximas e onde ocorre o escoamento de um fluido real, ou seja aquele que a viscosidade é diferente de zero (exercício 70).

Exercício 70: Considerando o trecho da instalação representado abaixo, pede-se comparar a carga total em (1) com a carga total em (2).



Como a carga total em uma seção do escoamento incompressível e em regime permanente é calculada por: $H=z+\frac{p}{\gamma}+\frac{v^2}{2g}$, é necessário adotar um plano horizontal de referência (PHR) e determinar a vazão do escoamento, que pode ser obtida de forma direta, ou seja, dividindo-se o volume coletado pelo tempo da coleta:

$$Q = \frac{V}{t} = \frac{26}{20} = 1.3 \frac{L}{s} = 1.3 \times 10^{-3} \frac{m^3}{s}$$

O PHR sendo adotado no eixo da tubulação que contém as seções (1) e (2), resulta em considerar: $z_1 = z_2 = 0$.

Com a vazão, calculamos a velocidade média do escoamento, que para o exercício, como a área da tubulação é constante, será igual nas seções (1) e (2), portanto:

$$v_1 = v_2 = \frac{Q}{A} = \frac{1,3 \times 10^{-3}}{5,57 \times 10^{-4}} \cong 2,334 \frac{m}{s}$$
.

Conhecida a carga potencial de posição (z), a carga potencial de pressão (p/ γ) e como calcula-se a carga cinética (v²/2g), obtém-se a carga total na seção (1) e (2):

$$H_1 = z_1 + \frac{p_1}{\gamma} + \frac{v_1^2}{2g} = 0 + 20 + \frac{2,334^2}{2 \times 9,8} \cong 20,28m$$

$$H_2 = z_2 + \frac{p_2}{\gamma} + \frac{v_2^2}{2g} = 0 + 17 + \frac{2,334^2}{2 \times 9,8} \cong 17,28m$$



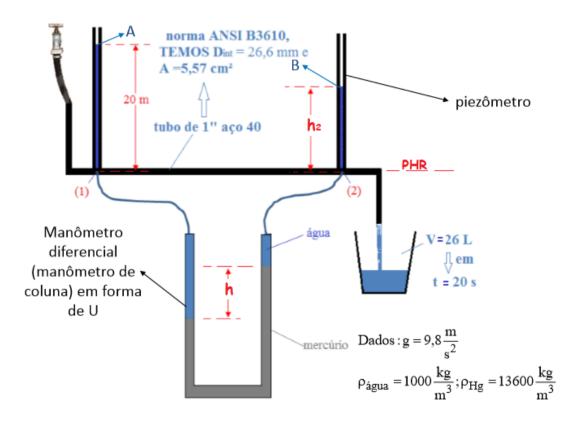
Como o escoamento é de um fluido real, viscosidade diferente de zero, existe no sentido de escoamento uma dissipação de energia, que considerada por unidade de peso é denominada de perda de carga, representada por Hp, portanto, o balanço de cargas, entre as seções (1) e (2), representa a equação da energia para um escoamento incompressível e em regime permanente (equações 37 e 38).

$$H_{inicial} = H_{final} + Hp_{i-f}$$
 equação 37

$$z_{inicial} + \frac{p_{inicial}}{\gamma} + \frac{v_{inicial}^2}{\gamma} = z_{final} + \frac{p_{final}}{\gamma} + \frac{v_{final}^2}{\gamma} + Hp_{i-f}$$
 equação 38

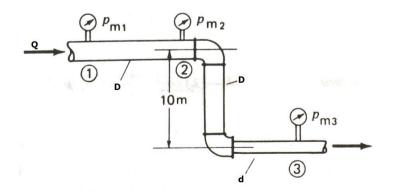
Importante: em um trecho sem máquina o fluido sempre escoa da maior carga para a menor carga e a diferença entre elas é a perda de carga no trecho considerado.

Exercício 71: Sabendo que a perda de carga no escoamento de (1) para (2) é 3 m, pedese determinar a carga de pressão h_2 e o desnível h.



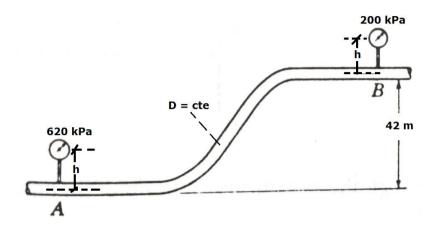
Exercício 72: Água escoa através de um tubo com uma vazão de 4 L/s. Se as pressões manométricas p_{m1} , p_{m2} e p_{m3} são respectivamente 13,8 kPa, 12,3kPa e 10,8 kPa, calcule a perda de carga nos trechos de (1) a (2); de (2) a (3) e de (1) a (3).

Dados: $\rho_{\text{água}}$ = 1000 kg/m³; g = 9,8 m/s²; e os diâmetros internos das tubulações D = 52,5 mm e d = 26,6 mm.



Exercício 73: Para o trecho esquematizado a seguir, pede-se determinar a perda de carga entre as seções representadas no mesmo.

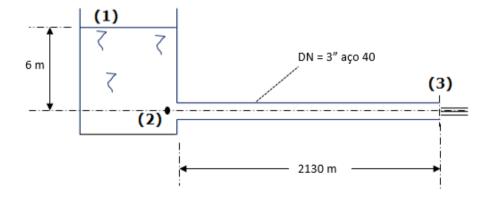
Dados: tubulação de diâmetro constante; peso específico do fluido que escoa igual a 7840 N/m³.



Exercício 74: Um reservatório de grandes dimensões é utilizado para armazenar óleo que é transportado por um tubo de aço 40 de diâmetro nominal de 3" (Dint = 77,9 mm e A = 47, 7 cm²) e comprimento de 2130 m. Sabendo que o escoamento é laminar e origina uma perda de carga de 3,0 m, pede-se:

- a. especificar a pressão no ponto (2) que se encontra no interior do reservatório;
- b. a velocidade média na saída da tubulação (v₃).

Dados: peso específico do fluido que escoa igual a 7840 N/m³.



4.8. Coeficiente de Coriolis

Este coeficiente adimensional, geralmente representado por α , é introduzido para corrigir a carga cinética, isto pelo fato da mesma ser calculada pela velocidade média do escoamento, e como o diagrama de velocidades não é uniforme na seção, como mostra a figura 34, onde o escoamento é laminar, e a figura 35, onde o escoamento é turbulento, o cálculo pode não ser preciso.

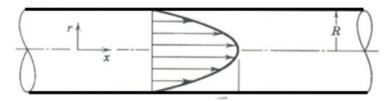


Figura 34

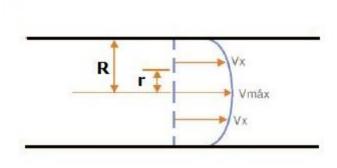


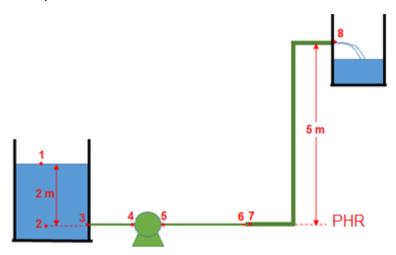
Figura 35

Para o escoamento laminar, $Re \le 2000$ temos α = 2, portanto: $\frac{\alpha \times v^2}{2g} = \frac{v^2}{g}$.

Já para o escoamento turbulento, $Re \ge 4000$, apesar do α variar de 1,05 a 1,11, geralmente é adotado como sendo aproximadamente igual a 1,0, portanto:

$$\frac{\alpha \times v^2}{2g} \cong \frac{v^2}{2g} \, .$$

Exercício 75: Na linha abaixo esquematizada deverão circular 15 m³/h de água (ρ = 1000 kg/m³ e μ = 10⁻³ pa x s). Calcular p₂, p₃, p₄, p₅, p₆ e p₇ relativas. São dados: Hp₃₋₄ = 3,1 m; Hp₅₋₆ = 4,1 m; Hp₆₋₇ = 1,8 m; Hp₇₋₈ = 10,2 m; aceleração da gravidade 9,8 m/s²; área da seção transversal dos tubos: até 6: A = 0,001314 m² (D_{int} = 40,8 mm); de 7 a 8: A = 0,002165 m² (D_{int} = 52,5 mm) e o ponto 3 pertence ao reservatório.



A solução deste exercício pode ser vista no meu canal do YouTube: Alemão MecFlu Resolve no endereço: https://www.youtube.com/watch?v=nApCRhlCu1Q

4.9. Equação da energia para um escoamento incompressível, em regime permanente e em presença de máquina hidráulica.

4.9.1. Conceito de máquina hidráulica

Máquina hidráulica (figura 36) é o dispositivo que introduzido no escoamento fluido fornece, ou retira, energia na forma de trabalho. A energia fornecida, ou retirada, por unidade de peso é denominada de carga manométrica da máquina.



Figura 36

Bomba hidráulica é o dispositivo que fornece carga ao fluido, esta carga fornecida é denominada de carga manométrica da bomba e representada por H_B .

Turbina hidráulica é o dispositivo que retira carga do fluido, esta carga é denominada de carga manométrica da turbina e representada por H_T.

4.9.2. Equação da energia em presença de máquina hidráulica

Considere o trecho de uma instalação representado pela figura 37, onde ocorre o escoamento incompressível e em regime permanente.

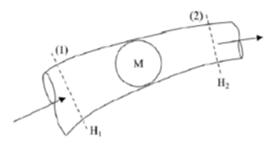


Figura 37

O balanço de cargas nos leva a equação da energia na presença de máquina hidráulica, equações 39 e 40.

$$H_{inicial} + H_{M} = H_{final} + H_{p_{i-f}}$$
 equação 39

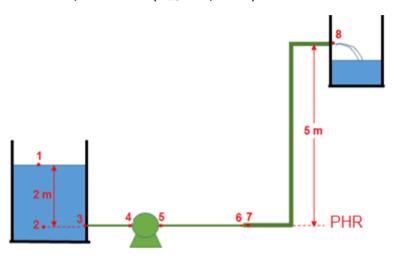
$$z_i + \frac{p_i}{\gamma} + \frac{\alpha_i \times v_i^2}{2g} + H_M = z_f + \frac{p_f}{\gamma} + \frac{\alpha_f \times v_f^2}{2g} + Hp_{i-f}$$
 equação 40

Observações

- 1. Se $H_M > 0$ é bomba e $H_M = + H_B$; se $H_M < 0$ é turbina e $H_M = H_T$.
- 2. Só podemos escreve as equações 39 e 40 se o sentido do escoamento for conhecido, caso não seja, consideramos um trecho sem máquina e calculamos a carga total (H) em duas seções e sempre, em um trecho sem máquina, o fluido escoa da maior carga para a menor carga.
- 3. O único trecho que não consideramos as perdas na equação da energia é entre a entrada e a saída de uma máquina, isto porque as perdas já são consideradas no rendimento da máquina.

Exercício 76: Na linha abaixo esquematizada deverão circular 15 m³/h de água (ρ = 1000 kg/m³ e μ = 10⁻³ Pa x s). Verificar o tipo de máquina e calcular sua carga manométrica.

São dados: Hp₃₋₄ = 3,1 m; Hp₅₋₆ = 4,1 m; Hp₆₋₇ = 1,8 m; Hp₇₋₈ = 10,2 m; aceleração da gravidade 9,8 m/s²; área da seção transversal dos tubos: até 6: A = 0,001314 m² (D_{int} = 40,8 mm); de 7 a 8: A = 0,002165 m² (D_{int} = 52,5 mm).



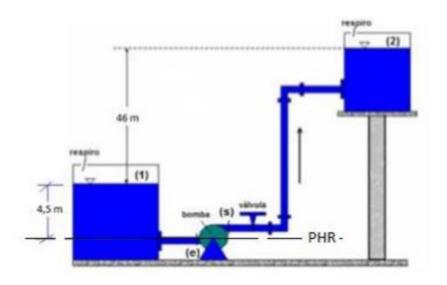
Exercício 77: Uma caixa d´água de 12000 litros precisa ser enchida num tempo de 6 horas. A tubulação é de PVC soldável e tem um diâmetro interno de 21,6 mm (A = 3,67 cm²). Considerando que a água tem uma massa específica igual a 1000 kg/m³ e viscosidade cinemática igual a 10-6 m²/s, pede-se: a vazão de escoamento em L/s; a vazão em massa do escoamento em kg/h; a velocidade média do escoamento em m/s e o tipo de escoamento observado na tubulação (laminar, transição ou turbulento) devidamente justificados.

Exercício 78: Na determinação da vazão de um canal é fundamental tanto o cálculo do seu diâmetro hidráulico (D_H), como do seu raio hidráulico ($R_H = D_H/4$). Considerando um canal de seção reta trapezoidal, com $\theta = 40^{\circ}$, h = 2m e b = 5 m, calcule o seu diâmetro hidráulico e o seu raio hidráulico.



Exercício 79: 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 cm²) e a tubulação de recalque um diâmetro interno igual a 40,8 mm (A = 13,1 cm²), pede-se: a carga manométrica da bomba; 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 kg/m³.

Dados: peso específico do fluido que escoa igual a 9800 N/m³; g = 9,8 m/s² e v = 10-6 m²/s.

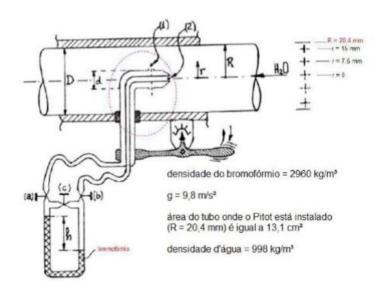


Exercício 80: Ao realizar a experiência do tubo de Pitot, obtivemos os dados fornecidos pela tabela a seguir:

Exp. PITOT		Tabela Rascunho	
ensaio	posição	r	h
-	-	mm	mm
3	В	+ 7,50	114
$\Delta h = 100 \text{ mm}$		t = 21,3 s	

Sabendo que a área transversal do tanque, onde lemos a vazão real é igual a 0,5535 m², pede-se calcular a vazão pelo tubo de Pitot e compará-la com a vazão real obtendo um fator do correção. $C_{\rm d}$ — $Q_{\rm real}$

$$\text{fator de correção } Cd_{pitot} = \frac{Q_{real}}{Q_{pitot}}$$



Exercício 81: A instalação de bombeamento representada a seguir transporta água (ρ = 995 kg/m³) com uma vazão de 5 L/s. Sabendo que a instalação tem um único diâmetro igual a 63 mm, que a aceleração da gravidade é 9,8 m/s², que a pressão na entrada da bomba, registrada por um vacuômetro é – 55870 Pa e que a pressão na saída da bomba, registrada pelo manômetro, é 101870 Pa, pede-se a carga manométrica da bomba; a perda de carga antes da bomba e a perda de carga depois da bomba.

