Capítulo 4 – Equação da energia para um escoamento incompressível em regime permanente (cont.)

Raimundo (Alemão) Ferreira Ignácio

4.4 – Equação da energia para fluido real

• Fluido real é aquele que tem viscosidade (m) diferente de zero, portanto existirá perda de carga ao longo do escoamento.

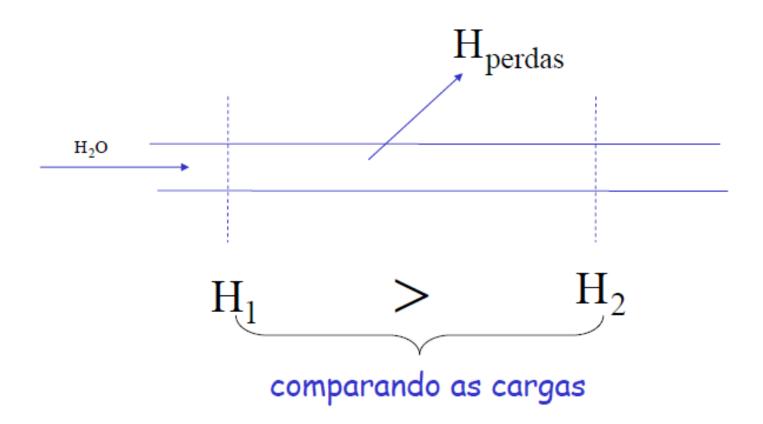
 As demais hipóteses serão mantidas, com exceção da distribuição uniforme de velocidade na seção.

Considere a instalação a seguir:



Trecho a considerar

Analisando o trecho considerado:



Para estabelecer a igualdade, consideramos a perda de carga (H_{p1-2}) que ocorre entre as seções (1) e (2):

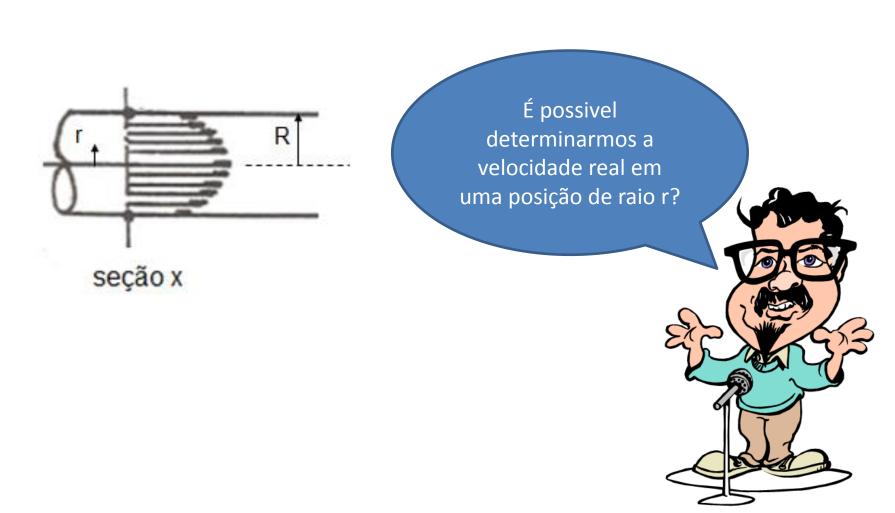
$$H_1 = H_2 + H_{p_{1-2}}$$

Generalizando:

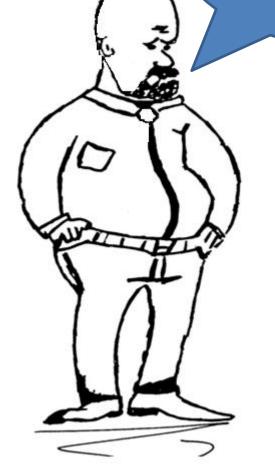
$$H_{inicial} = H_{final} + H_{p_{i-f}}$$

Importante: para escrever a equação anterior nós devemos conhecer o sentido do escoamento e em um trecho sem máquina ele sempre ocorre da maior carga para a menor carga.

Vamos considerar agora o fato de existir um diagrama de velocidades reais nas seções do escoamento, seja a seção (x) representada a seguir:



Sim é possivel determinar a velocidade real do escoamento através de um tubo de Pitot



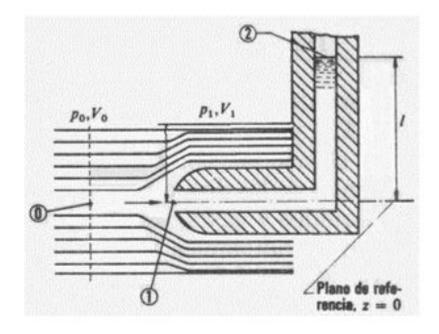
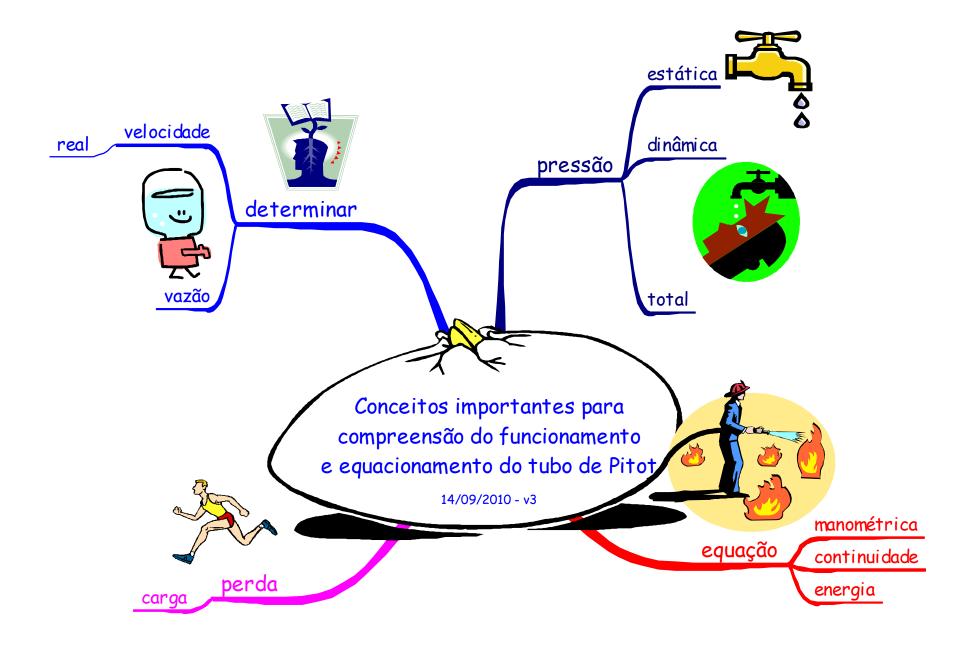


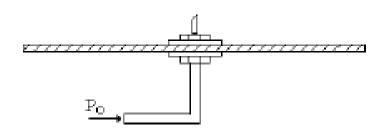
Imagem extraída do sítio:

http://es.wikipedia.org/wiki/Tubo de Pitot

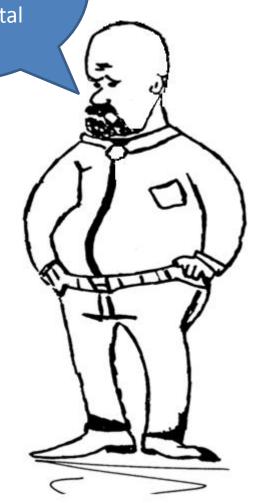


Iniciamos com o conceito de pressão total

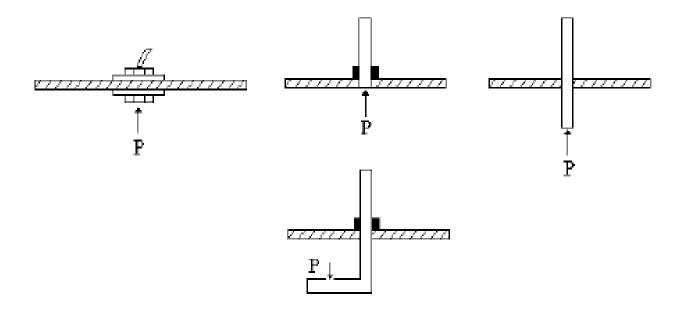
pressão total = pressão estática + pressão dinâmica





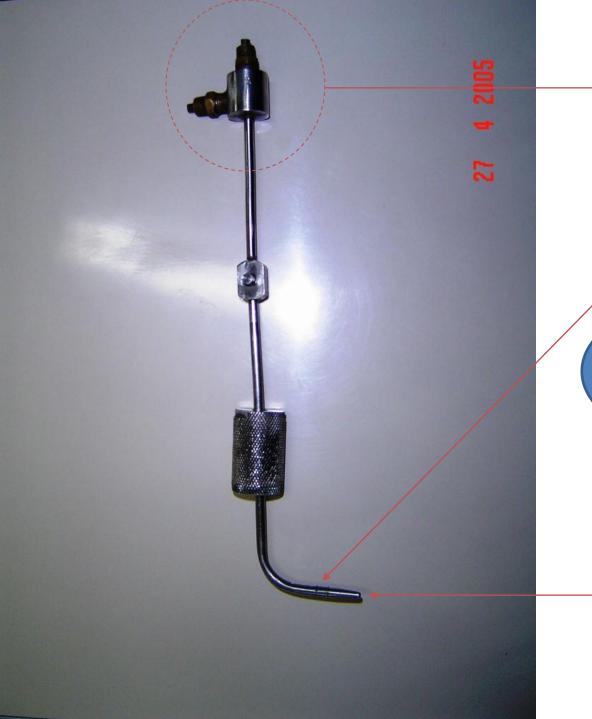


Pressão estática = aquela que é obtida perpendicularmente ao escoamento.



Pressão dinâmica é determinada com a transformação da energia cinética em energia de pressão.



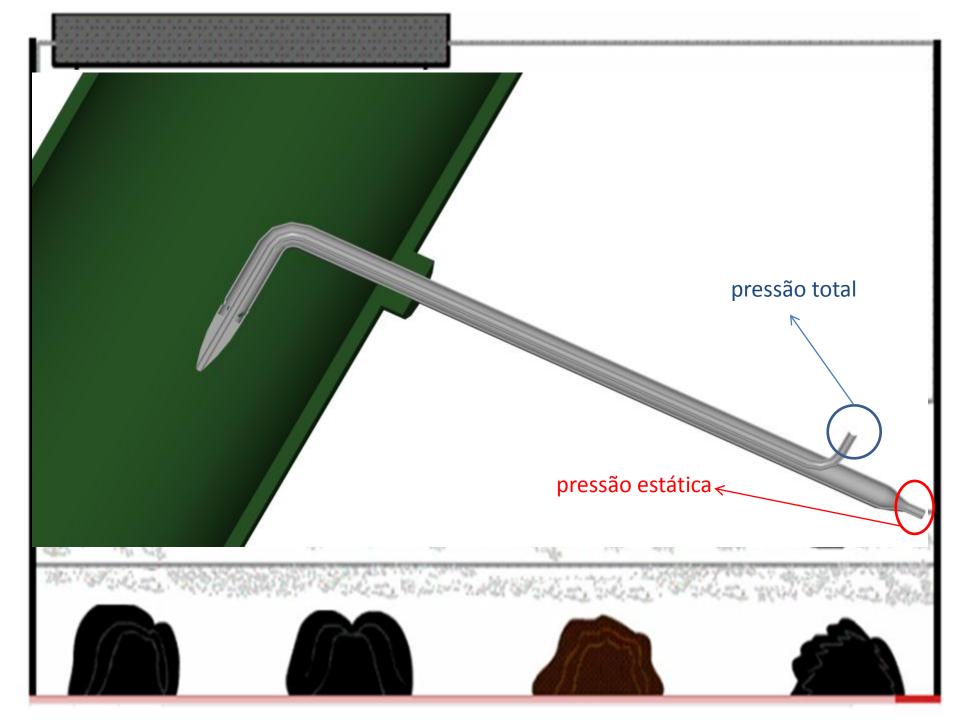


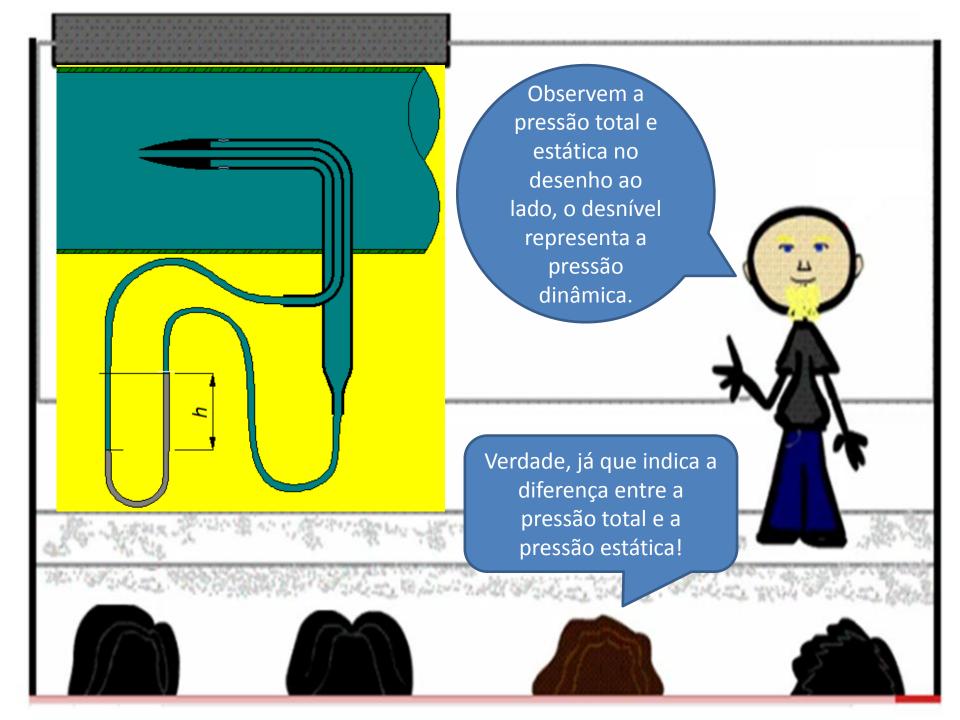
leituras pressão total e estática

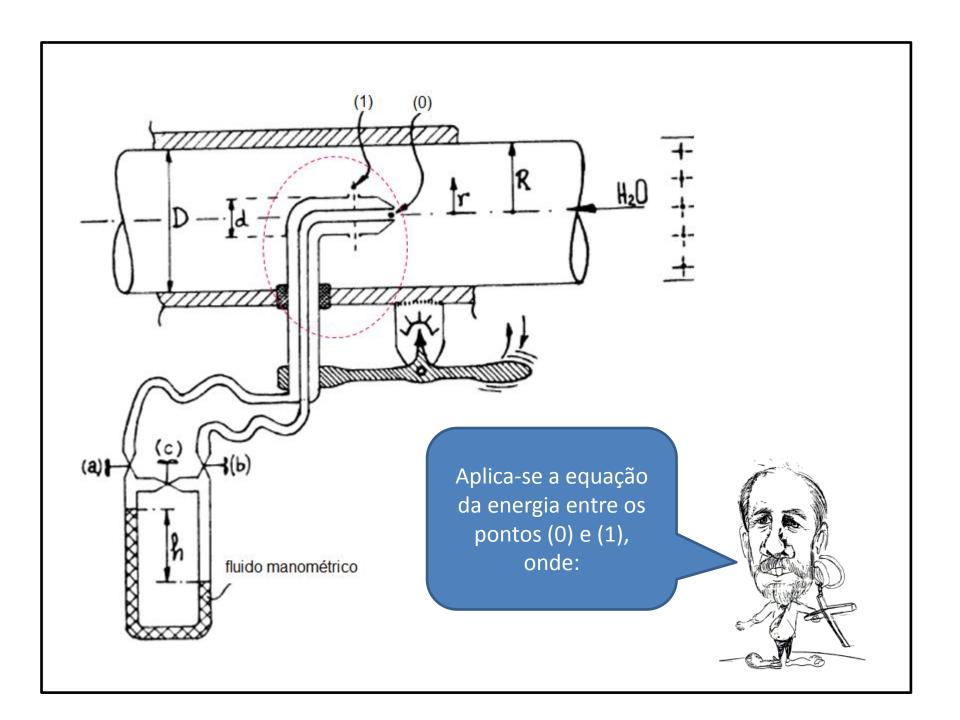
pressão estática



ponto de estagnação







para qualquer tubo de Pitot como a distância entre as seções (0) e (1) é desprezível, podemos aplicar a equação da energia que se transforma na equação de Bernoulli já que para a situação a perda de carga é desprezível!

$$H_0 = H_1$$

$$Z_0 + \frac{p_0}{\gamma} + \frac{v_0^2}{2g} = Z_1 + \frac{p_1}{\gamma} + \frac{v_1^2}{2g}$$

Como $Z_0 = Z_1$ e $v_0 = 0$ e ainda $p_0 - p_1 = p_d$

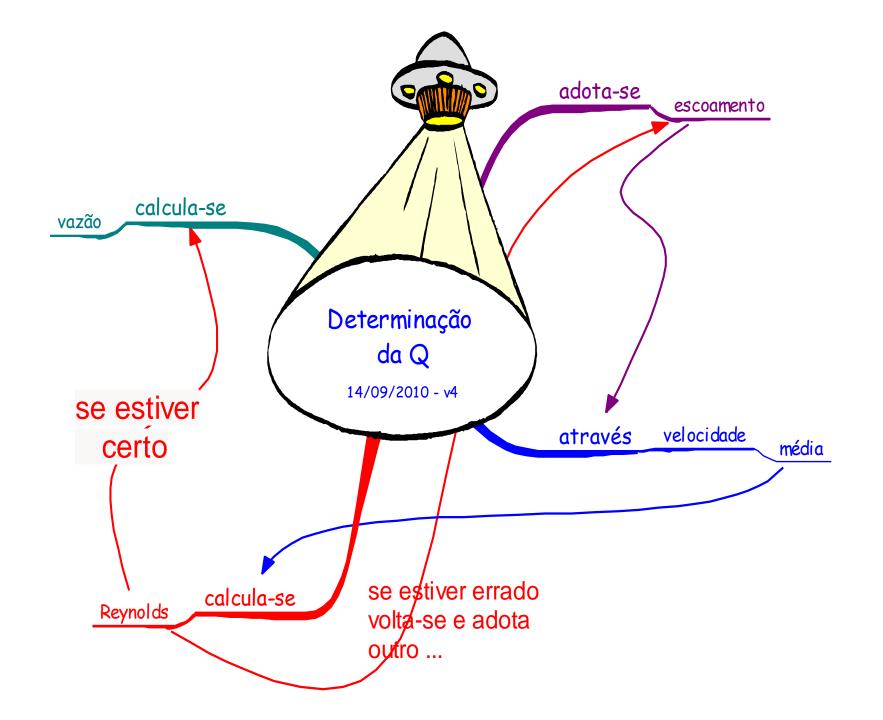
$$tem - se : v_1 = \sqrt{2g \times \frac{p_d}{\gamma}}$$



Pela equação manométrica se tem: $p_0 - p_1 = h \times (\gamma_m - \gamma)$, portanto:

$$v_{real} = \sqrt{2g \times \frac{(\gamma_m - \gamma)}{\gamma}} \times \sqrt{h}$$

Tendo a velocidade real e estando o tubo de Pitot no eixo da tubulação pode-se determinar a vazão do escoamento como descrito no mindmapping do próximo slide.



Se o Pitot não estiver no eixo da tubulação

Adota-se o escoamento, por exemplo o turbulento, onde se sabe que:

$$v_{\text{real}} = v_{\text{máx}} \times (1 - \frac{r}{R})^{\frac{1}{7}}$$

Tendo-se a velocidade real calcula-se a velocidade máxima e média:

$$v_{\text{m\'edia}} = \frac{49}{60} \times v_{\text{m\'ax}}$$

Com a velocidade média verifica-se o Reynolds.

Se não for turbulento:

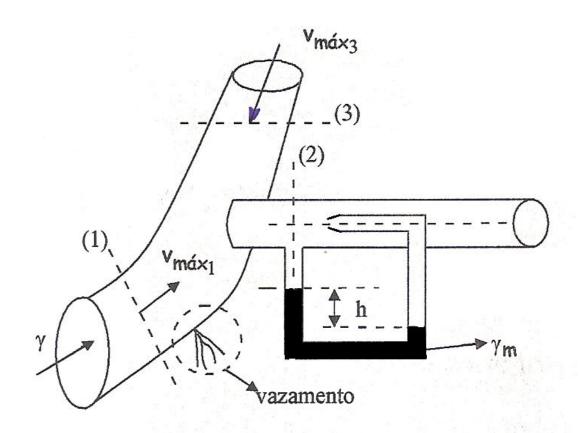
Repete-se o procedimento anterior adotandose o escoamento laminar, onde se tem:

$$v_{real} = v_{m\acute{a}x} \times \left[1 - \left(\frac{r}{R}\right)^{2}\right]$$

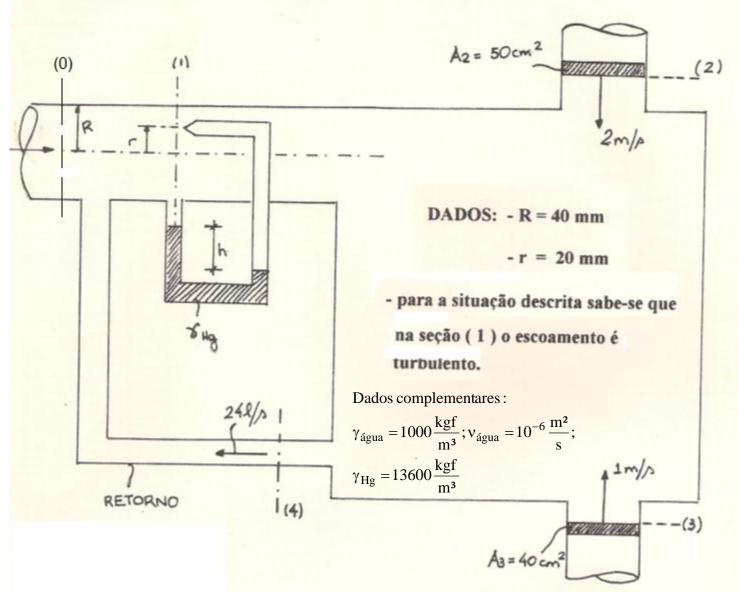
$$v_{\text{m\'edia}} = \frac{v_{\text{m\'ax}}}{2} \Longrightarrow Q = v_{\text{m\'edia}} \times A$$

1. O engenheiro de manutenção constatou um vazamento em um trecho de uma dada instalação, como é esquematizado a seguir. Sabendo que o escoamento na seção (1) é laminar e que tem em (2) e (3) turbulento, pede-se determinar a vazão do vazamento.

Dados: nas seções (1), (2) e (3) se considera conduto forçado de seção circular, onde se tem $D_1 = 38,1$ mm; $D_2 = 15,6$ mm; $D_3 = 26,6$ mm; $v_{máx1} = 1$ m/s; $v_{máx3} = 2$ m/s; h = 3,7 cm; $v = 10^{-5}$ m²/s; $\gamma = 8500$ N/m³; $\gamma_m = 136000$ N/m³; g = 9,8 m/s²



2 Considerando o esquema abaixo pede-se determinar o desnível do fluido manométrico utilizado no manômetro diferencial acoplado ao tubo de Pitot e verificar se o sentido indicado para a seção (0) está correto.



3.0 ESQUENA A SEQUIR REPRESENTA UM TRECHO DE UMA INSTALAÇÃO HIDRAULICA ONDE (VALOR 2,5) TODAS AS TUBULA GOET SÃO FORÇADAS E DE SEÇÃO TRANSVERSAL CIRCULAR. PEDE-SE:

a) AS VAZOES EM VOLUME NAS SEQUEL (1), (2) E (3);

b) A CLASSIFICAÇÃO DO ESCOAMENTO INCOMPRESSÍVEL V= 3,0. [1- [- 0,75]1/7 -(3) THO = 13.600 Kgf/m3 7 = 1.000 kgf/m3 75 cm (r,v) V = 10-6 m2/s $r = \frac{25}{3}$ cm (2) (1) 25 cm 15,87 mm

4. No trecho de instalação da figura o fluido que escoa é água(γ=10000N/m³ e v=10-6m²/s) e o fluido manométrico é mercúrio (γ=136000N/m³). O diagrama de velocidades na secção (C) é dado por v= 2 – 100r² (SI). Determinar:

a) O desnível h do manômetro; (0,19m)

b) A vazão e o sentido do escoamento na seção A .(42,1L/s) para fora

c) O tipo de escoamento na seção B (turbulento)

