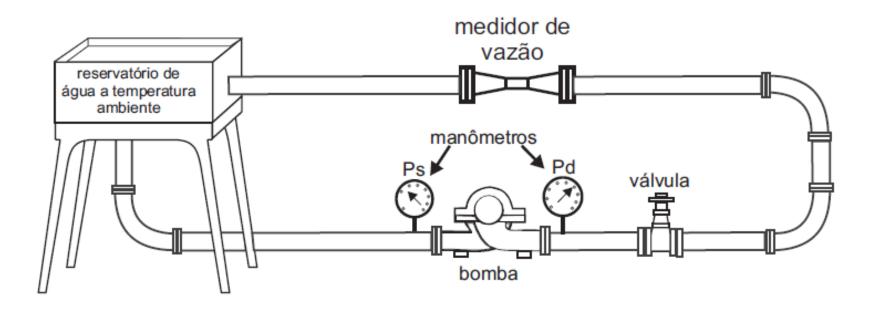
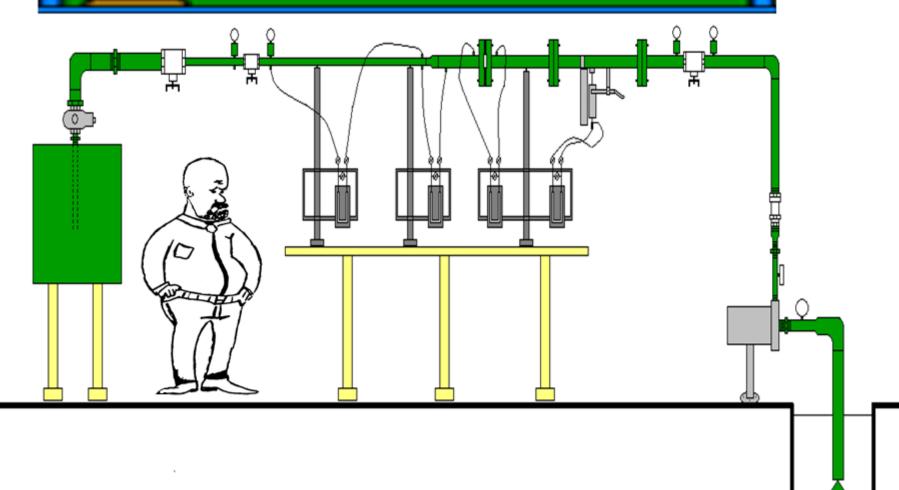
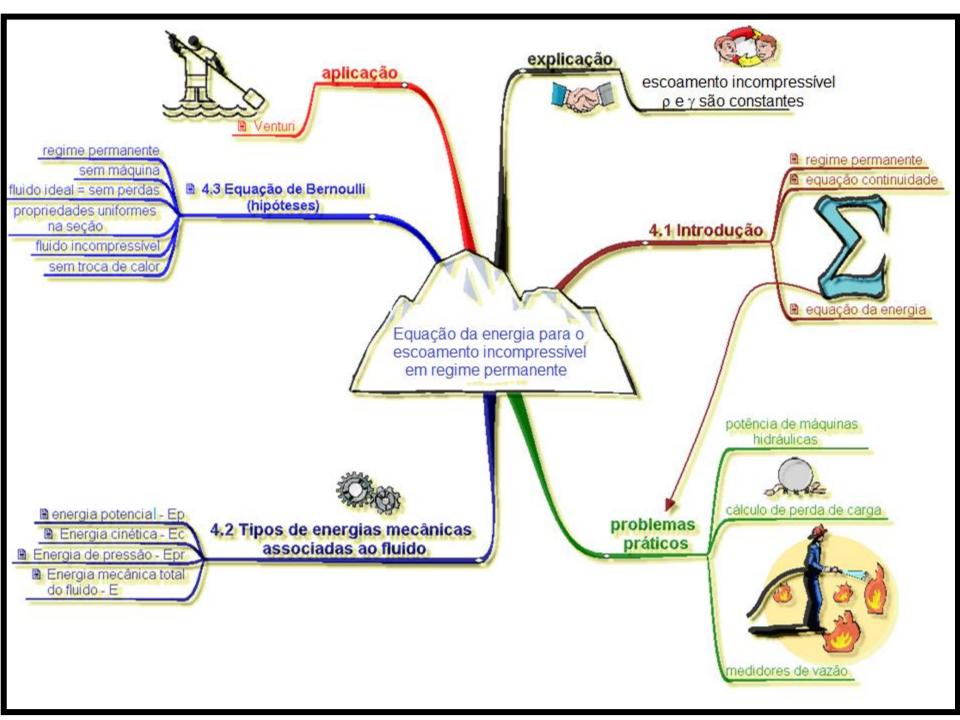
Décima terceira aula de FT

Segundo semestre de 2014



Vamos a partir deste ponto iniciar o estudo do capítulo 4: equação da energia para um escoamento incompressível em regime permanente



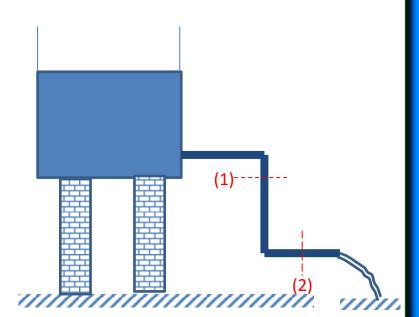


Capítulo 4: Equação da energia para um escoamento em regime permanente

4.1 – Introdução

Evocando o conceito de regime permanente para a instalação a seguir, podemos afirmar que não existe acúmulo nem falta de massa entre as seções (1) e (2), portanto a massa que entra em (1), m_1 , é igual a massa que saí em (2), m_2 , portanto:

$$\begin{split} m_1 &= m_2 = cte \rightarrow \div t: \\ \frac{m_1}{t} &= \frac{m_2}{t} = cte \therefore Q_{m_1} = Q_{m_2} = cte \\ \rho_1 \times Q_1 &= \rho_2 \times Q_2 = cte \\ \rho_1 \times v_1 \times A_1 &= \rho_2 \times v_2 \times A_2 = cte \end{split}$$



Como no nosso curso só estudaremos o escoamento considerado incompressível, ou seja, aquele que a massa específica e o peso específico permanece constante, temos:

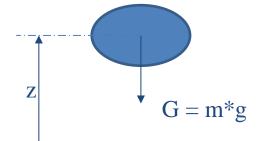
$$\rho_1 = \rho_2 = \text{cte} \Rightarrow v_1 \times A_1 = v_2 \times A_2 = \text{cte}$$

Por outro lado, sabemos que está associado ao deslocamento de massa um deslocamento de energias e no capítulo 4 estudamos o balanço destas energias entre duas seções do escoamento, onde sabemos que a energia não pode ser criada, nem tão pouco destruída, mas simplesmente transformada.

O balanço de massa (equação da continuidade) associado ao balanço de energia (equação da energia) permite resolver inúmeros problemas práticos, tais como: transformações de energias, determinação de perdas ao longo do escoamento, determinação de potências de máquinas hidráulicas, etc. ...

4.2 – Tipos de energias mecânicas associadas a um fluido

a. Energia potencial (Ep) – é a energia do fluido devido à sua posição no campo da gravidade em relação a um plano horizontal de referência (PHR); esta energia é medida pelo potencial de realização de trabalho do fluido.

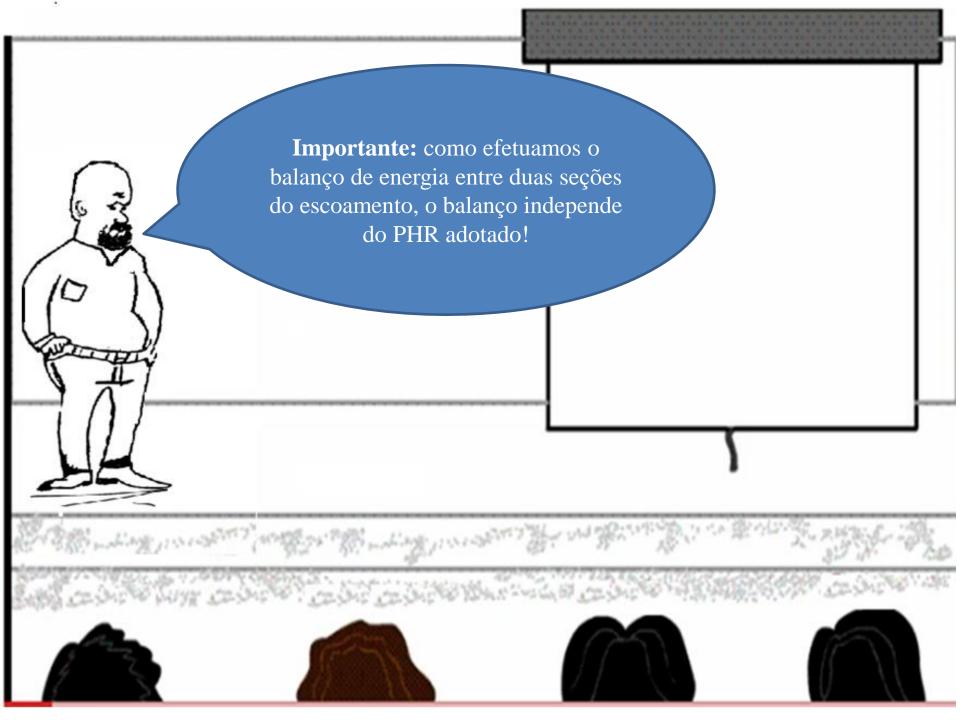


TRABALHO = FORÇA × DESLOCAMENTO

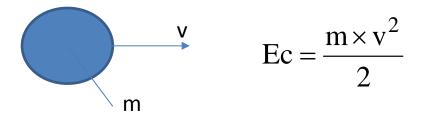
$$W = G \times z = m \times g \times z = Ep$$

Ep = energia potencial de posição

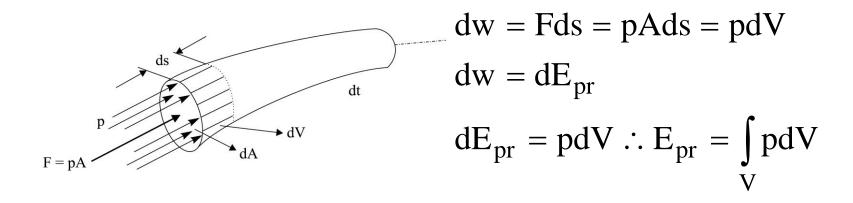
PHR



b. Energia cinética (Ec) – é o estado da energia determinado pelo movimento do fluido.



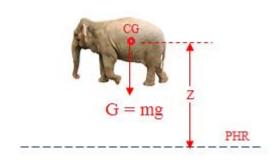
c. Energia de pressão (Epr) – corresponde ao trabalho potencial das forças de pressão que atuam no escoamento do fluido.



Considerando p constante:

$$E_{pr} = \int_{V} p dV = p \int_{V} dV = p \times \frac{G}{\gamma}$$

Resumindo





ENERGIA POTENCIAL



 $EPPo = m \times g \times z$





ENERGIA CINÉTICA



$$Ec = \frac{1}{2} \times m \times v^2$$





ENERGIA POTENCIAL DE PRESSÃO



 $EP Pr = G \times h = G \times \frac{p}{\gamma}$



Trabalhando no SI

$$[E] = [mgz] + \left[\frac{mv^2}{2}\right] + \left[p\frac{G}{\gamma}\right]$$

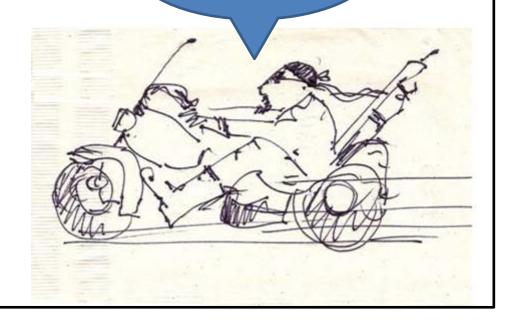
$$[E] = J$$

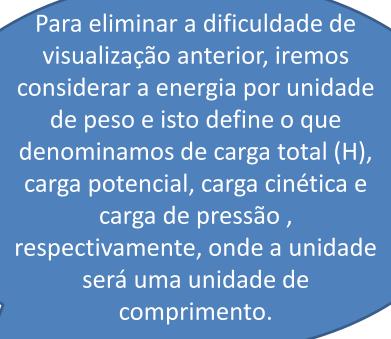
$$[mgz] = J$$

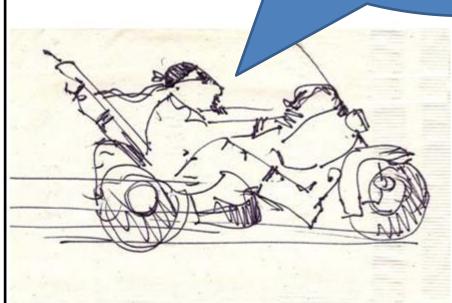
$$\left\lceil \frac{mv^2}{2} \right\rceil = J$$

$$\left| p \frac{G}{\gamma} \right| = J$$

Quem visualiza o joule?







Passamos a ter:







CARGA DE **PRESSÃO**

$$\frac{\text{EP}}{C}$$

$$\frac{\text{EP Pr}}{G} = \frac{G}{G}$$

$$\Rightarrow \frac{\text{EP Pr}}{G} = \frac{G \times h}{G} = \frac{G \times \frac{p}{\gamma}}{G} = \frac{p}{\gamma}$$





CARGA CINÉTICA

$$\frac{\text{Ec}}{\text{G}} = \frac{\frac{1}{2} \times \text{m} \times \text{v}^2}{\text{m} \times \text{g}} = \frac{\text{v}^2}{2\text{g}}$$

regime permanente sem máquina fluido ideal = sem perdas

propriedades uniformes na seção

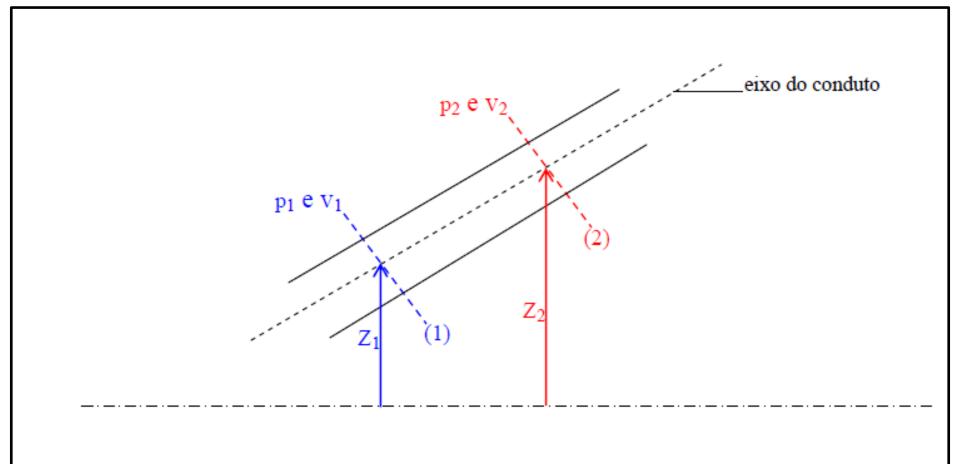
> fluido incompressível sem troca de calor

4.3 Equação de Bernoulli (hipóteses)

Com todas estas hipóteses teremos:

 $H_{inicial} = H_{final}$





$$z_{inicial} + \frac{p_{inicial}}{\gamma} + \frac{v_{inicial}^2}{2g} = z_{final} + \frac{p_{final}}{\gamma} + \frac{v_{final}^2}{2g}$$

Aplicação



Imagens e informação extraídas dos sítios: http://es.wikipedia.org/wiki/Efecto Venturi

http://www.ituflux.com.br

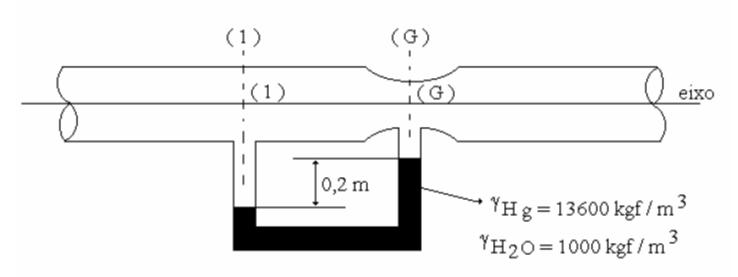


normalizados segundo a NBR ISO 5167-1 (ABNT, 1994)

Giovanni Battista Venturi, (1746–1822)

Em uma instalação hidráulica instalou-se um medidor de vazão do tipo Venturi para estimar a vazão de escoamento da água na instalação. Sabendo-se que Ø máx. do Venturi é igual a 20 mm, Ø garg do Venturi é igual 10 mm. Desnível do mercúrio no manometro diferencial 20 cm e que o coeficiente de vazão do venturi e 0,95 pede-se:

- a) a diferença de pressão entre a área máx. e a garganta
- b) a vazão teórica no venturi
- c) a vazão real do escoamento.



RESPOSTAS: $p_1 - p_G = 2.520 \text{ kgf/m}^2$; $Q_t = 5.76 \times 10^{-4} \text{ m}^3/\text{s} \text{ e } Q_R = 5.47 \times 10^{-4} \text{ m}^3/\text{s}$

Aplicando a equação manométrica

a)
$$p_1 - p_2 = h \times (\gamma_{Hg} - \gamma_{H_2O})$$

$$\therefore p_1 - p_2 = 0.2 \times (13600 - 1000) = 2520 \frac{\text{kgf}}{\text{m}^2}$$



$$H_1 = H_2$$

$$\frac{p_1 - p_2}{\gamma} = \frac{v_2^2 - v_1^2}{2g}$$

$$2 \times 9.8 \times \frac{2520}{1000} = v_2^2 - v_1^2$$

$$v_2^2 - v_1^2 = 49,392$$

O item b é pela equação :



$$v_2^2 - v_1^2 = 49,392$$

Aplicamos a equação da continuidade para o escoamento incompressível e em regime permanente

$$Q_1 = Q_2 :: v_1 \times A_1 = v_2 \times A_2$$
$$v_1 \times \frac{\pi \times D_1^2}{4} = v_2 \times \frac{\pi \times D_2^2}{4}$$



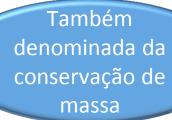
$$v_2 = v_1 \times \left(\frac{D_1}{D_2}\right)^2 = v_1 \times \left(\frac{20}{10}\right)^2 = 4 \times v_1$$

$$v_2^2 = 16 \times v_1^2$$

$$16 \times v_1^2 - v_1^2 = 49,392$$

$$v_1 = \sqrt{\frac{49,392}{15}} \cong 1,82\frac{m}{s}$$

$$Q = v_1 \times A_1 = 1.82 \times \frac{\pi \times 0.02^2}{4} \cong 5.72 \times 10^{-4} \frac{m^3}{s} = 0.572 \frac{L}{s}$$





Experiência dos medidores de vazão - parte teórica

http://youtu.be/WK7q3ElaSoc

Coleta de dados da experiência do Venturi

http://youtu.be/Z94mVzmKuDI