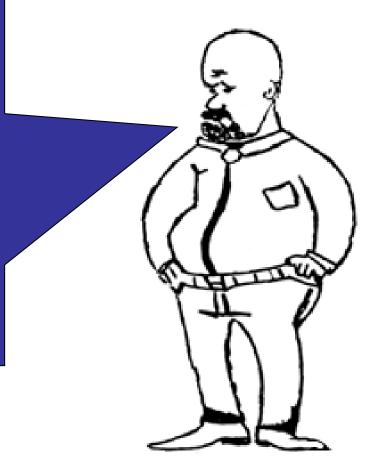
Experiência

Bocal convergente

seu livro – Manual de Hidráulica – editado pela Editora Edgard Blücher Ltda – na 7ª edição página 66) define de uma forma clara os bocais:

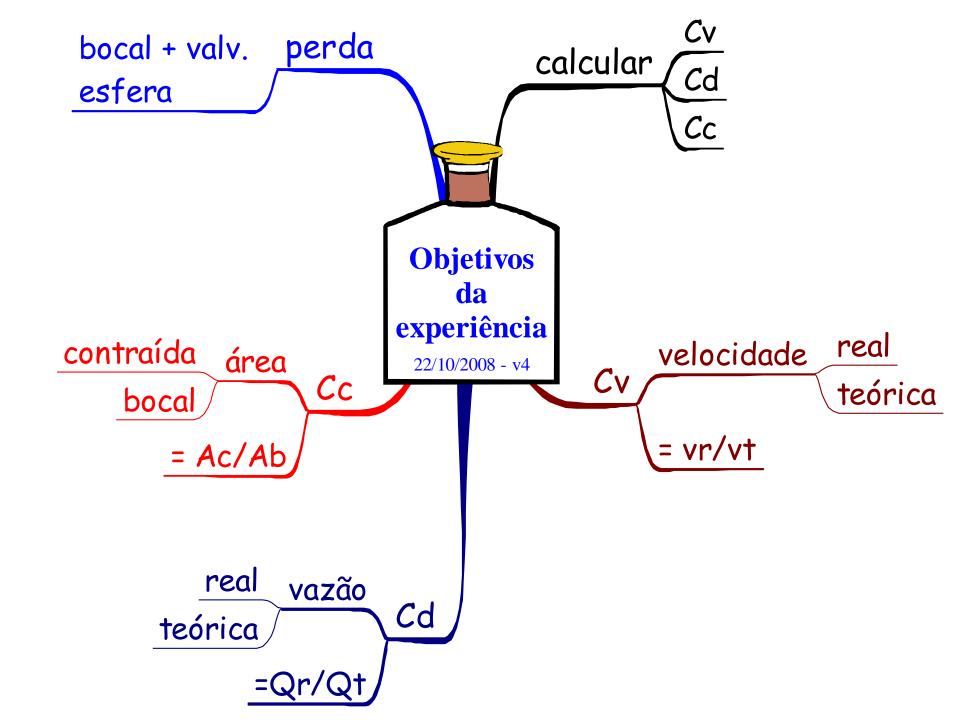
"Os bocais ou tubos adicionais são constituídos por peças tubulares adaptadas aos orifícios. Servem para dirigir o jato. O seu comprimento deve estar compreendido entre vez e meia (1,5) e três (3,0) vezes o seu diâmetro. De um modo geral, consideram-se comprimentos de 1,5 a 3,0D como bocais, de 3,0 a 500D como tubos muito curtos; de 500 a 4000D (aproximadamente) como tubulações curtas; e acima de 4000D como tubulações longas." Os bocais geralmente são classificados em : cilindros (interiores ou reentrantes) e exteriores - cônicos (convergentes e divergentes).



Portanto nesta experiência trata de um bocal cônico convergente acoplado a um orifício.



Então é por isto que é denominada de experiência do bocal convergente!



Não esquecer das condições:

escoamento incompressível e em regime permanente ...

Portanto a massa específica e o peso específico permanecem praticamente constantes ao longo do escoamento e as propriedades em uma dada seção do escoamento não mudam com o tempo, para isto o nível do reservatório tem que permanecer constante.

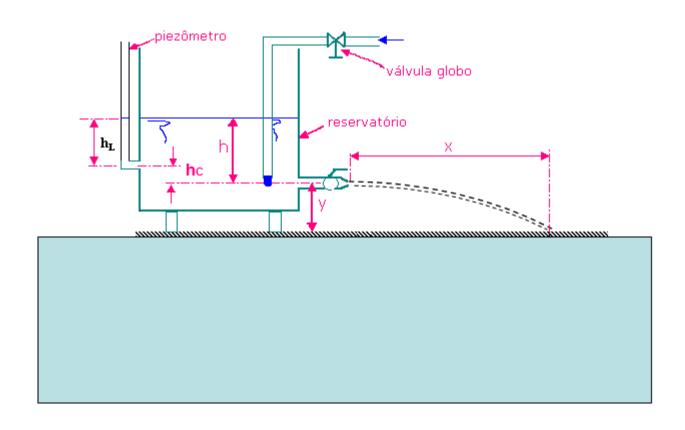
O reservatório mencionado é representado abaixo e pertence ao laboratório do Centro Universitário da FEI



O Manoel da mecflu está mostrando o escoamento no bocal convergente



Esquematicamente teríamos:



Determinação da velocidade média teórica no bocal, ou simplesmente velocidade teórica

Aplica-se a equação da energia entre (0) e (1)

$$H_{inicial} + H_{m\acute{a}quina} = H_{final} + H_{p_{i-f}}$$
 $H_0 = H_1 + H_{p_{0-1}}$

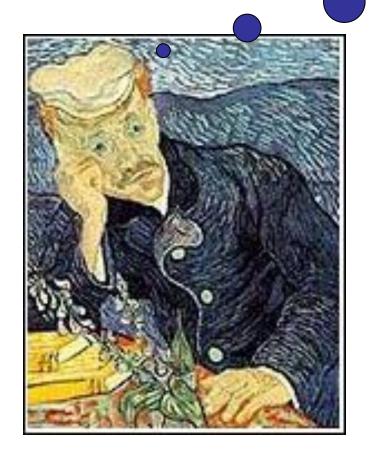
$$Z_0 + \frac{p_0}{\gamma} + \frac{v_0^2}{2g} = Z_1 + \frac{p_1}{\gamma} + \frac{v_1^2}{2g} + H_{p_0-1}$$

Adotando – se o PHR no eixo do orifício

$$h + 0 + 0 = 0 + 0 + \frac{v_1^2}{19,6} + H_{p_0-1}$$

$$h = \frac{v_1^2}{19,6} + H_{p_0-1}$$

Uma equação com duas incógnitas e agora?



Para sair desta, vamos considerar o fluido como ideal (viscosidade igual a zero), isto transforma a equação da energia na equação de Bernoulli onde se tem $H_{p\ 0-1}=0$, o que nos permite determinar a velocidade média teórica do escoamento, isto porque não se considerou as perdas.



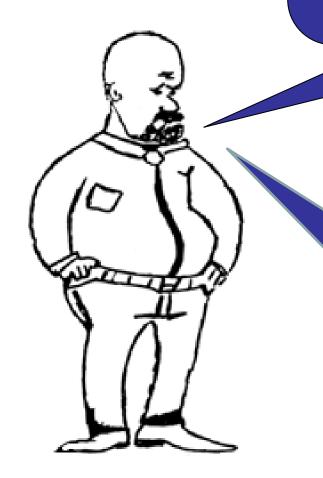
Portanto:

$$h = \frac{v_1^2}{19,6} + H_{p_{0-1}}$$

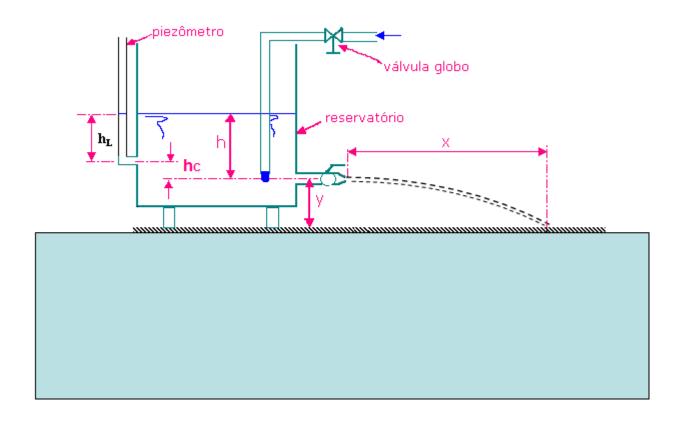
$$h = \frac{v_1^2}{19,6}$$

$$\therefore V_1 = V_{teórica} = \sqrt{h \times 19,6}$$

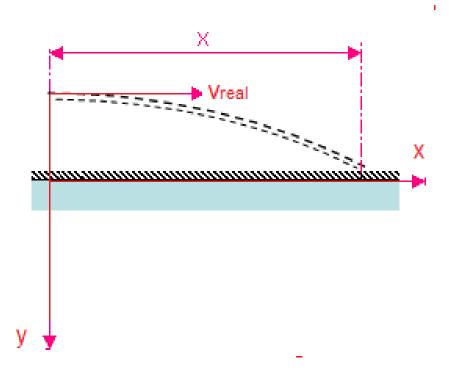
Analisando novamente a figura observa-se um lançamento inclinado no jato lançado!



Através dele nós determinaremos a velocidade real



Evocando-se os conceitos abordados nos estudos do lançamento inclinado divide-se o movimento em outros dois:



No eixo y tem-se uma queda livre:

$$y = \frac{1}{2} \times g \times t^2$$

Observa-se que são dados:

$$g = 9.8 \frac{m}{s^2} e y$$

portantopode-se determinart:

$$t = \sqrt{\frac{2 \times y}{g}}$$

Já no eixo x tem-se um movimento uniforme com a velocidade igual a velocidade real.

Importante observar que o que une os dois movimentos é o tempo, ou seja, o tempo para percorrer y em queda livre é igual ao tempo para percorrer x em movimento uniforme com velocidade real.

Logo:

$$x = v_r \times t$$

$$\therefore v_r = \frac{x}{t}$$



Fecha-se o bocal e o nível do tanque sobe Δh em Δt , logo:

$$Q_{real} = \frac{Volume}{tempo} = \frac{A_{tanque} \times \Delta h}{t}$$

Cálculo da vazão teórica

Tendo-se a velocidade teórica e a área do orifício é possível calcular a vazão teórica, já que:

 $Q_{teórica} = V_{teórica} \times A_{orifício}$

$$Q_t = V_{te\acute{o}rica} \times \frac{\pi \times D_0^2}{4}$$

Até este ponto, calculou-se:

 Q_r

 Q_{t}

 V_r

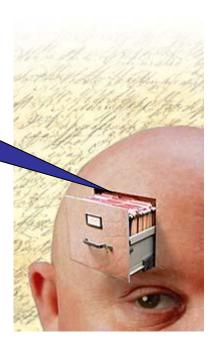
Vt

O que faremos com todos estes parâmetros calculados?



Vamos introduzir os conceitos de:

- 1. Coeficiente de vazão C_d
- 2. Coeficiente de velocidade C_v
- 3. Coeficiente de contração C_c
- 4. Outra maneira de se calcular a vazão real Q_r

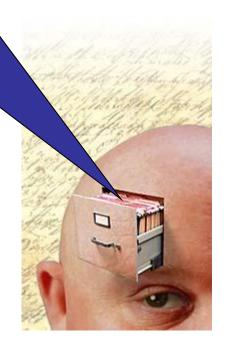


$$\begin{split} &C_d = \frac{vaz\~aoreal}{vaz\~aote\'orica} = \frac{Q_r}{Q_t} \\ &C_v = \frac{velocidadereal}{velocidadete\'orica} = \frac{v_r}{v_t} \\ &C_c = \frac{\'areacontra\'ida}{\'areado orif\'icio} = \frac{A_c}{A_o} \\ &Q_r = v_r \times A_c = C_v \times v_t \times C_c \times A_o \\ &Q_r = C_v \times C_c \times v_t \times A_o = C_v \times C_c \times Q_t \end{split}$$

$$\frac{Q_r}{Q_t} = C_d = C_v \times C_c$$

E ainda dá para se calcular a perda no bocal + válvula esfera + saída do reservatório

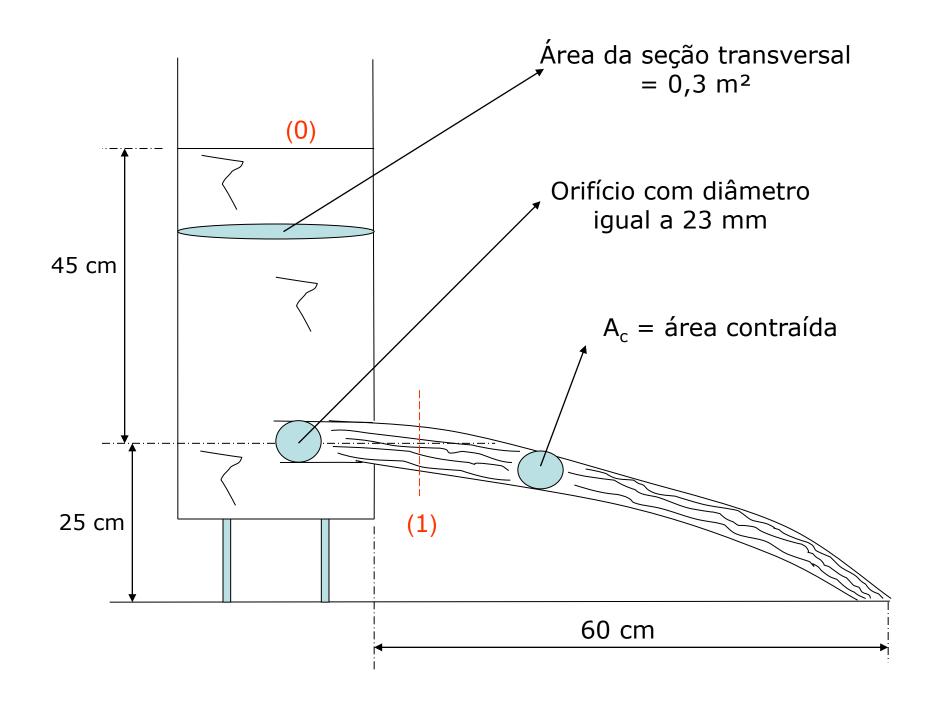
Vamos analisar um exemplo numérico ...



Uma placa de orifício de diâmetro 23 mm é instalada na parede lateral de um reservatório. O eixo da placa fica 25 cm acima do piso. Ajusta-se a alimentação de água do reservatório para que o nível se estabilize a 45 cm acima do eixo do orifício. O jato de água que sai do orifício, alcança o piso a 60 cm do plano vertical que contém a placa de orifício. Sendo, a área da seção transversal do reservatório, num plano horizontal, igual a 0,3 m² e sabendo-se que quando o orifício é fechado com uma rolha o seu nível, anteriormente estável, sobe 10 cm em 30 segundos, pede-se determinar os coeficientes de velocidade, de descarga (ou vazão) e o de contração.

Para a engenharia o desenho é uma das maneiras de comunicação

Portanto vamos praticá-la através do enunciado dado para a questão



Respostas

Podemos resolver o problema proposto:

$$\begin{split} &C_d = \frac{1 \times 10^{-3}}{1,23 \times 10^{-3}} \cong 0,81 \\ &C_V = \frac{2,61}{2,97} \cong 0,88 \\ &C_C = \frac{C_d}{C_V} = \frac{0,81}{0,88} \cong 0,92 \end{split}$$

E a perda no bocal:

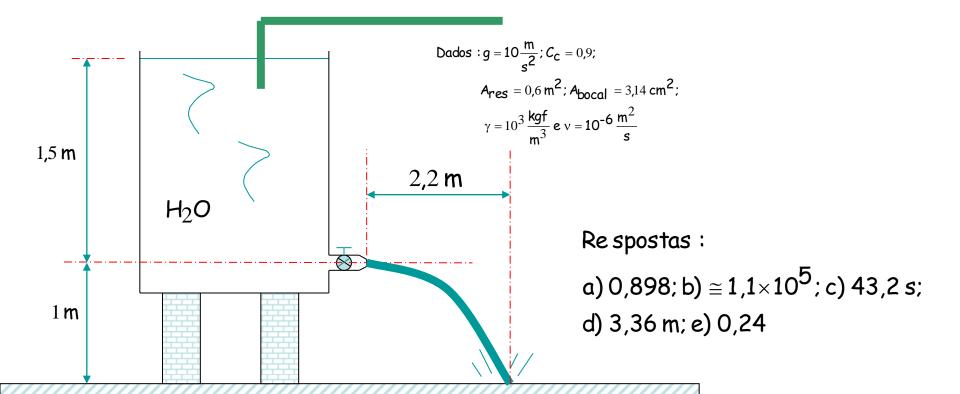
$$0,45 = \frac{v_1^2}{19,6} + H_{p_{0-1}}$$

$$v_1 = v_r = \frac{0.6}{0.23} \cong 2.61 \frac{m}{s}$$

$$\therefore H_{p_{0-1}} = 0.45 - \frac{2.61^2}{19.6} \cong 0.103 \, \text{m}$$



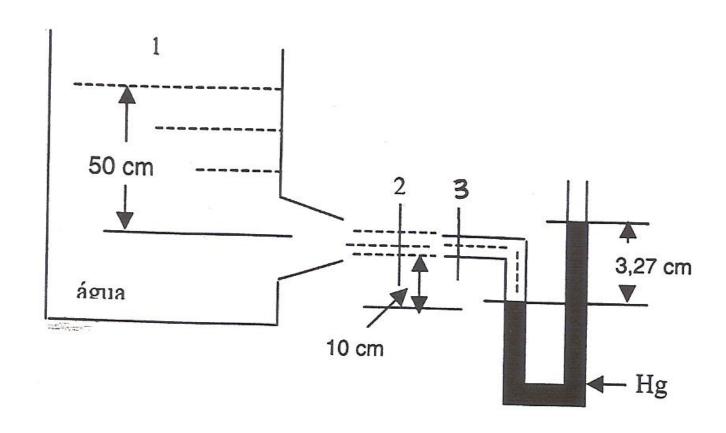
- 1
- O nível de água do reservatório esquematizado a seguir é mantido constante. Para esta situação pede-se:
- 1. o coeficiente de velocidade;
- 2. o número de Reynolds teórico;
- 3. ao fechar o bocal, determinar o tempo para que o nível suba 10 cm;
- 4. pressurizando o reservatório a uma pressão igual a 0,2 kgf/cm², determinar o novo alcance do jato;
- 5. determinar o "coeficiente de perda singular do bocal".



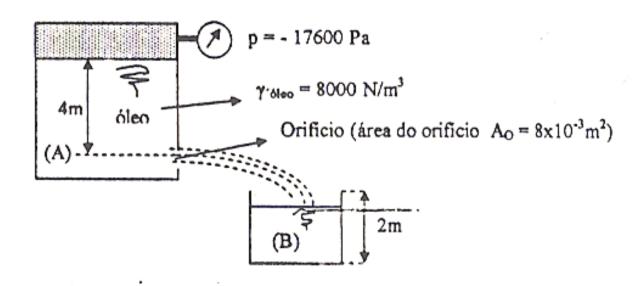
Para a situação descrita abaixo, pede-se calcular:

- 1. A pressão da água no ponto 3 dentro do tubo de Pitot.
- 2. A velocidade real e teórica da água na seção 2.
- 3. A vazão real de água que saí do tanque.

Dados: C_C = 0,92; diâmetro do bocal = 4 cm; γ_{agua} = 1000 kgf/m³; γ_{Hg} = 13600 kgf/m³ e g = 9,8 m/s²

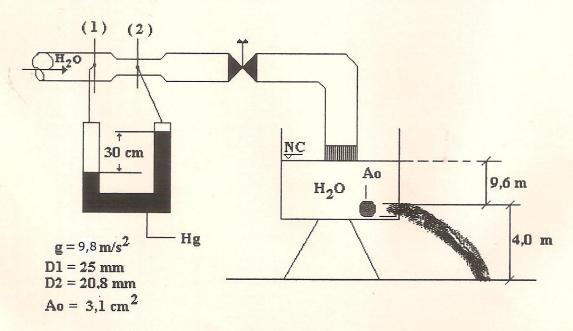


- 3
 - Na figura, o reservatório (B) é cúbico e enche em 200s. Sendo o reservatório (A) de grandes dimensões, pede-se:
 - a) o coeficiente de descarga do orificio;
 - b) a velocidade real do jato na saída do orificio, se o coeficiente de contração é 0,85.



O esquema representado a seguir mostra o trecho de uma bancada do laboratório de FT onde realizou-se as experiências do Venturi e orifício. Sabe-se que para situação descrito utilizou-se o coeficiente de vazão de Venturi igual a 0,9. Pede-se:

- a) → O coeficiente de vazão do orifício (resposta com 2 casas decimais);
- b) → O alcance x sabendo-se que o coeficiente de contração é 0,90



c) → Sabendo-se que a água é transportada a 15° C, verifique se a Cd utilidado (vide curva característica do Venturi) é coerente.

Água a 15°C:

 $\gamma = 999,1 \text{ kg/m}^3;$

 $v = 1,14*10^{-6} \text{ m}^2/\text{s}$

