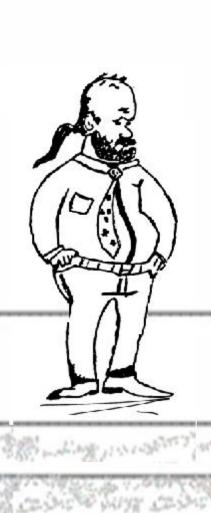
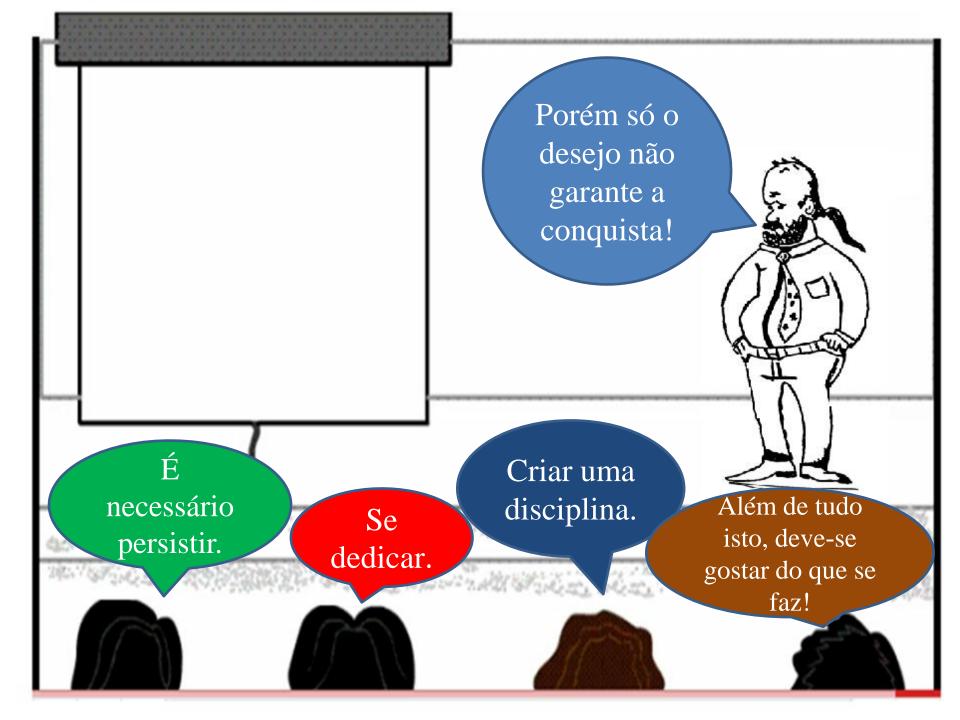
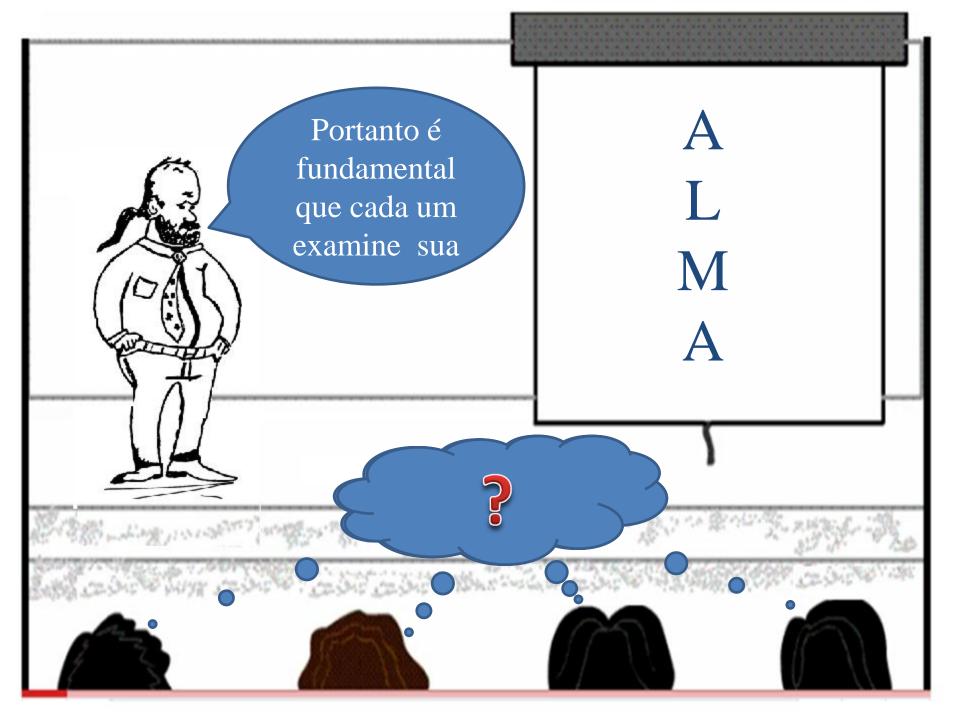
Primeira aula de ME5330

Segundo semestre de 2011



Uma conquista se inicia ao desejá-la!





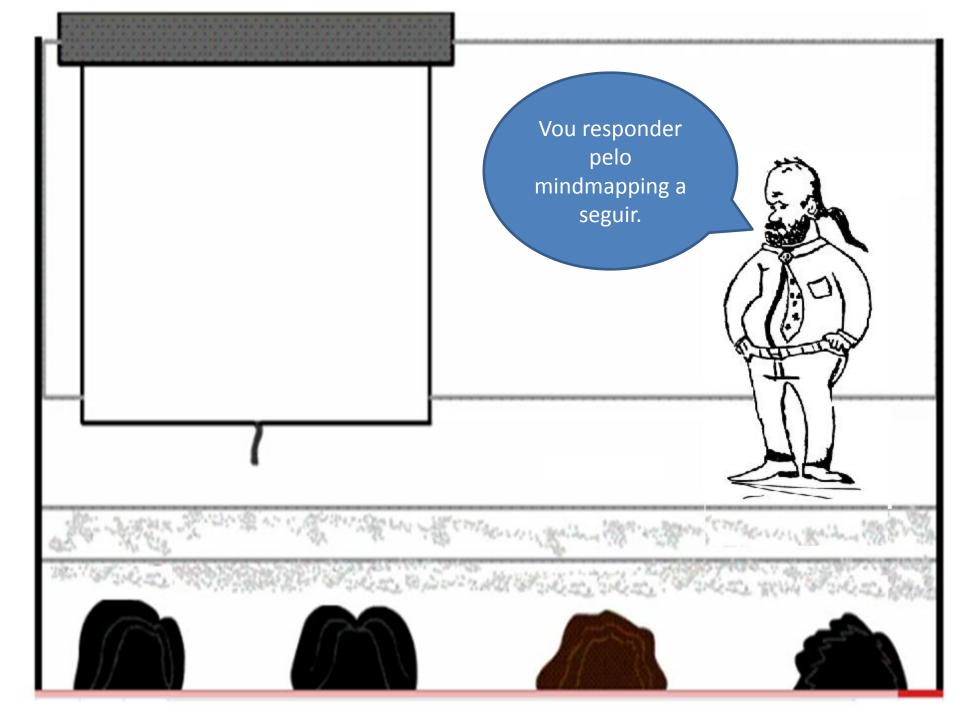


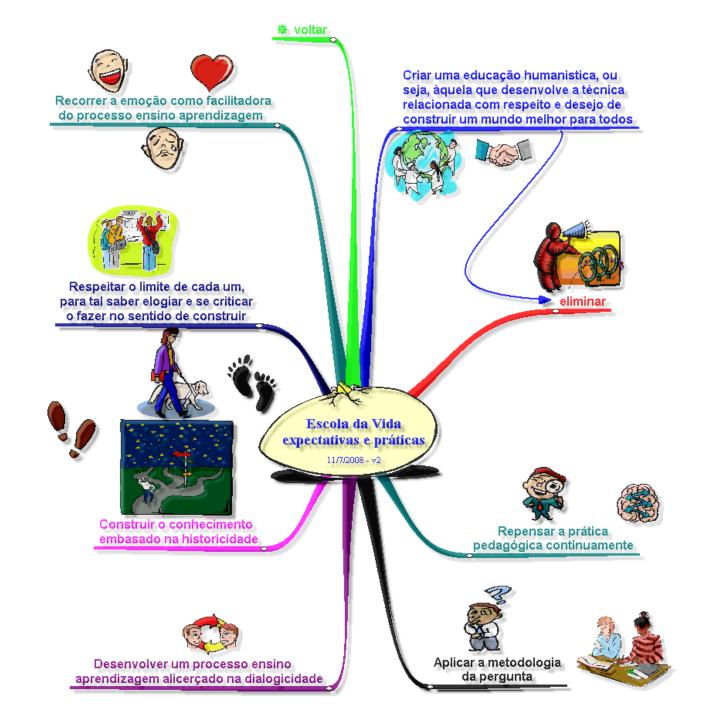
Vocês podem ler mais sobre este assunto em:

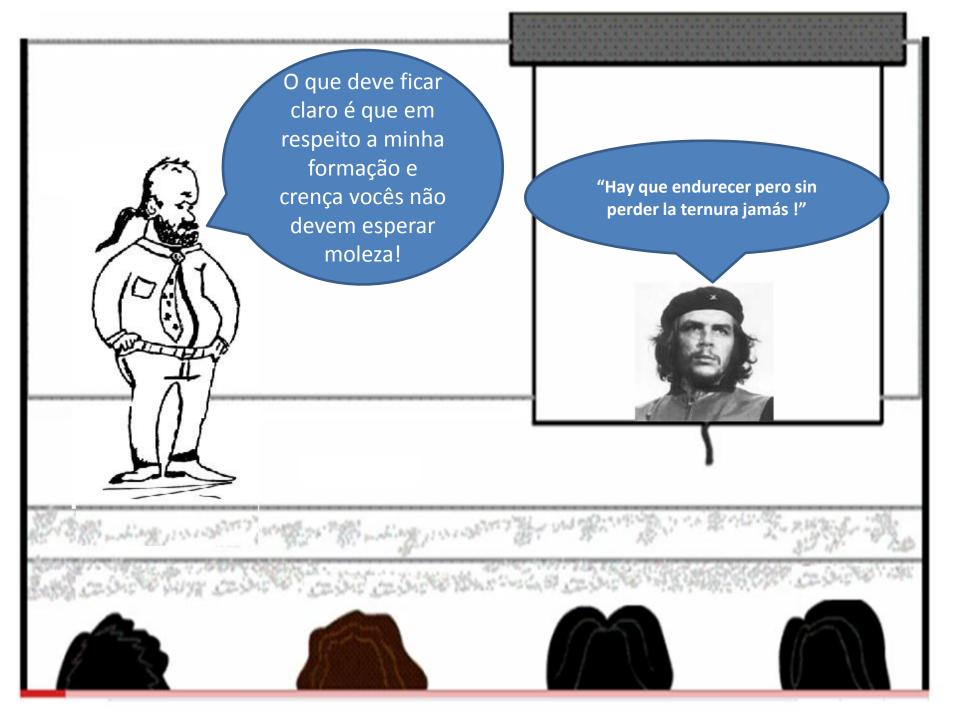
www.escoladavida.eng.br

Lá também vocês terão acesso a bibliografia básica e complementar, anotações de aula, consultas, acompanhamento das avaliações, etc.









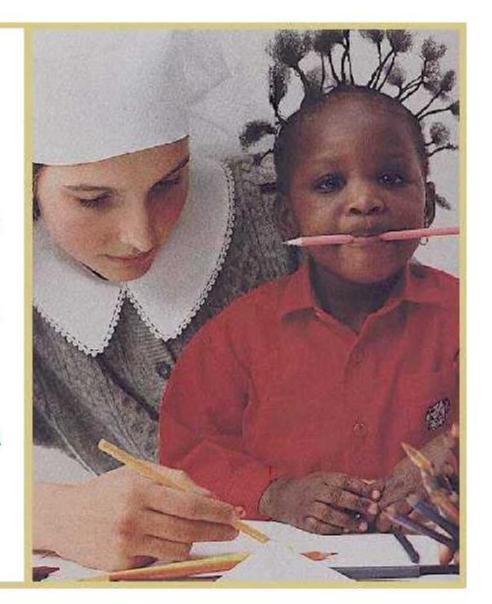


Além da ternura eu agregaria não perder o respeito e a vontade de fazer diferente!



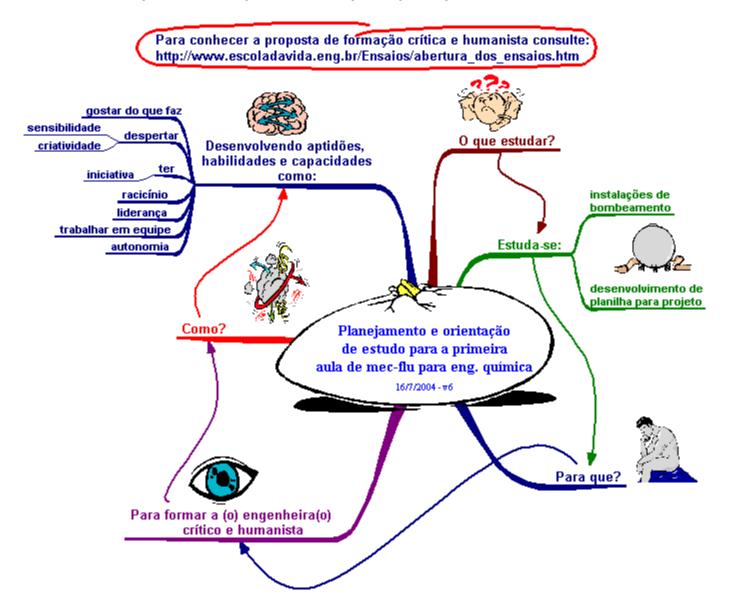
"Feliz aquele que transfere o que sabe e aprende o que ensina!"

Cora Coralina

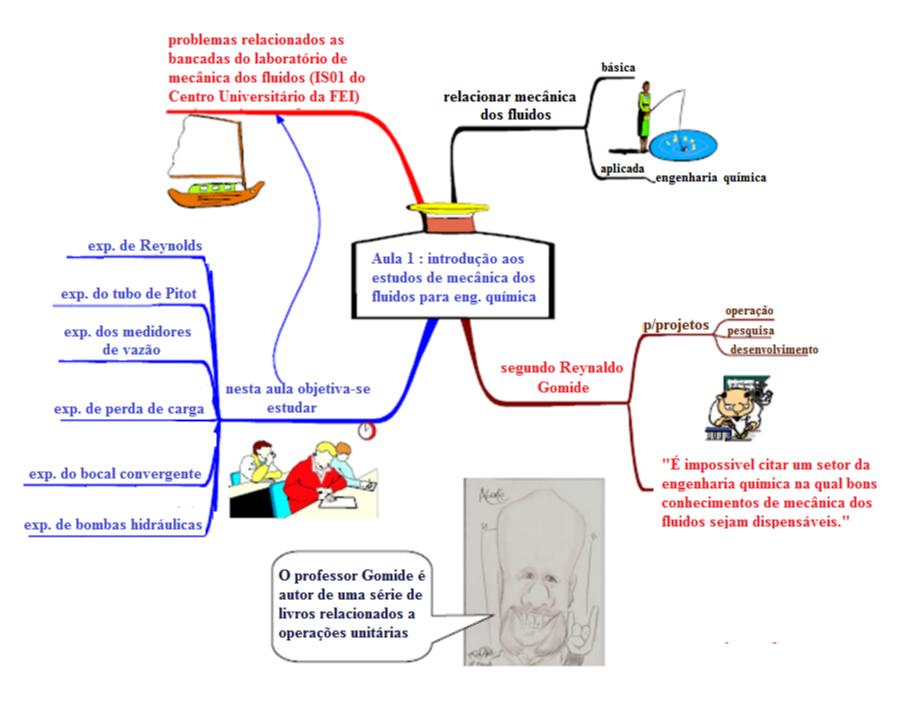


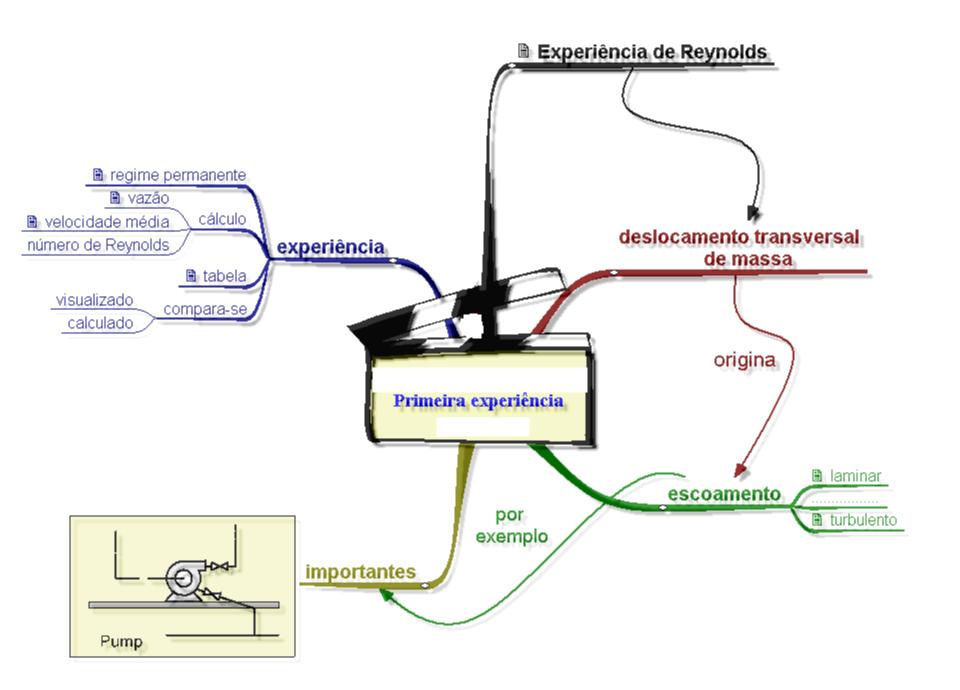
Tentativa de fazer de outro jeito

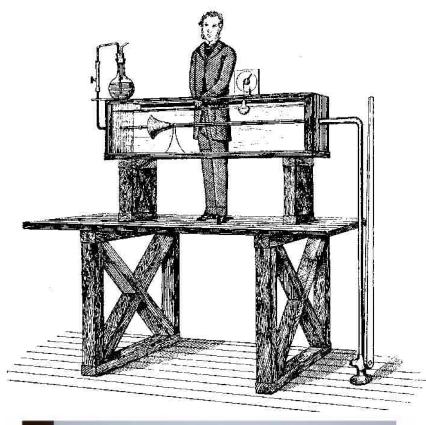
Não podemos culpar os outro por aquilo que devemos construir



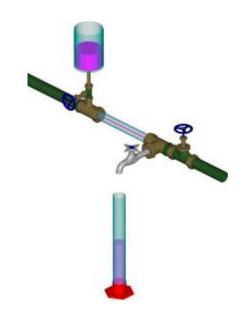




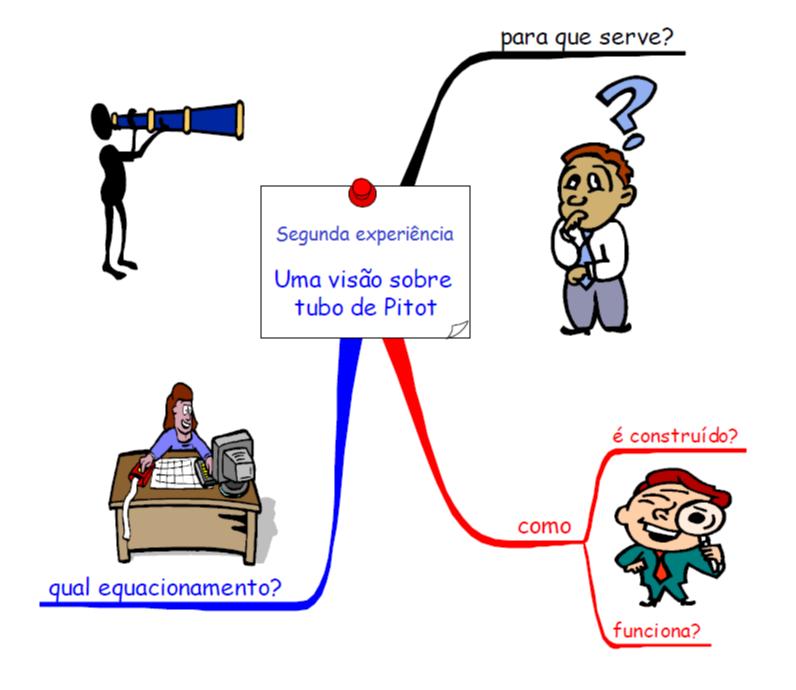


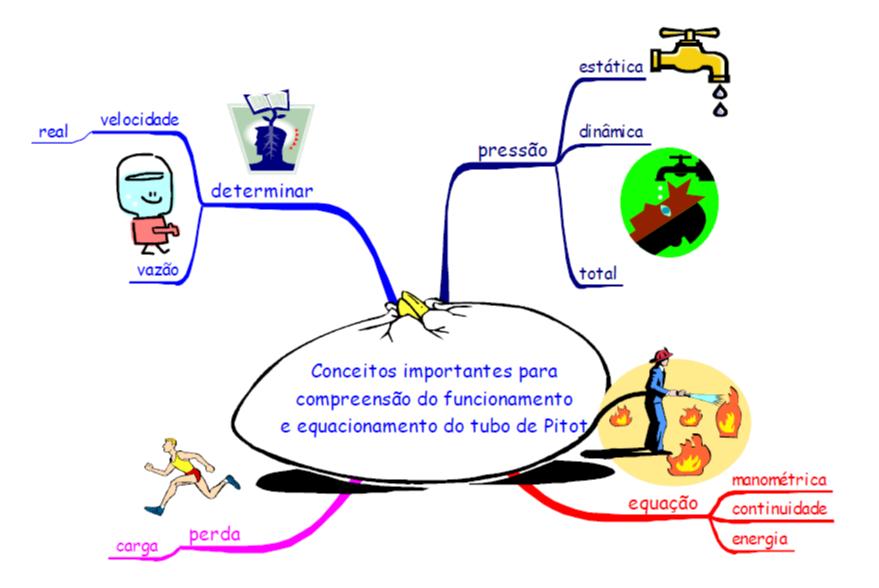


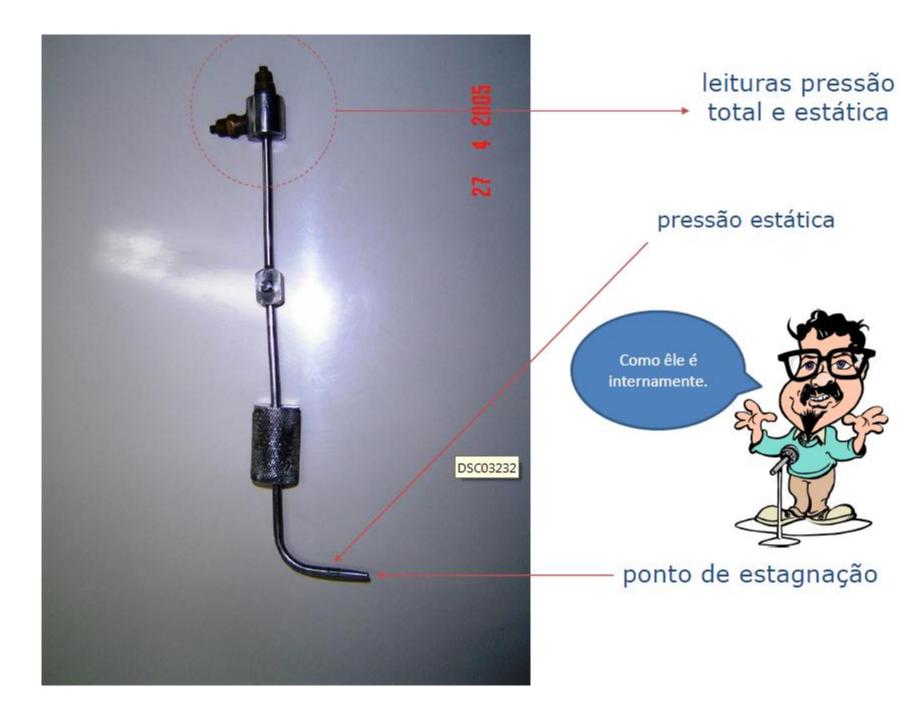


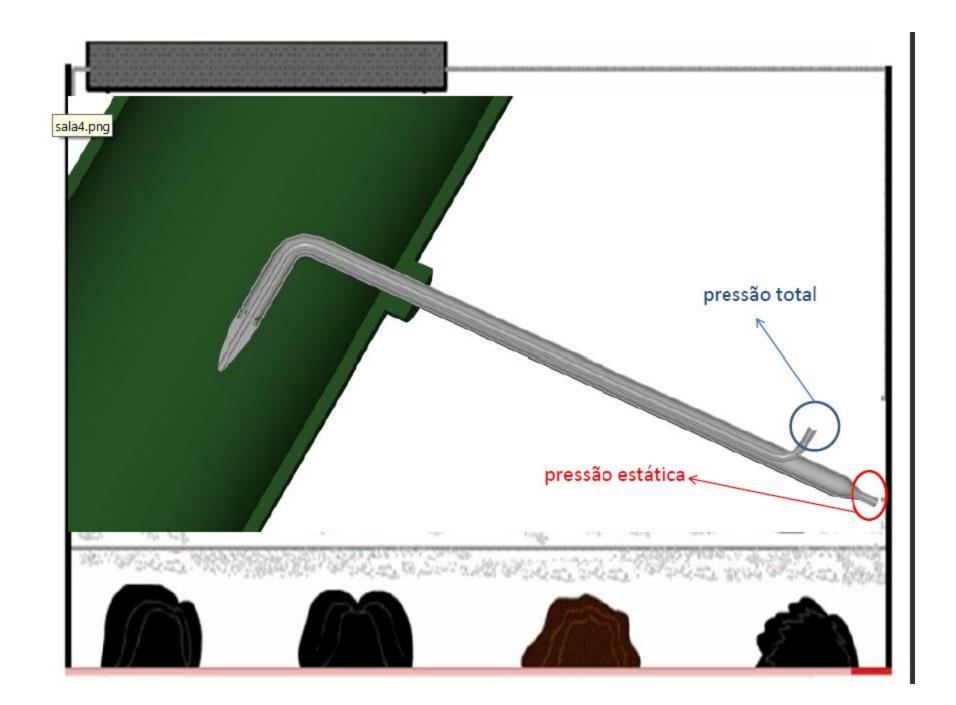


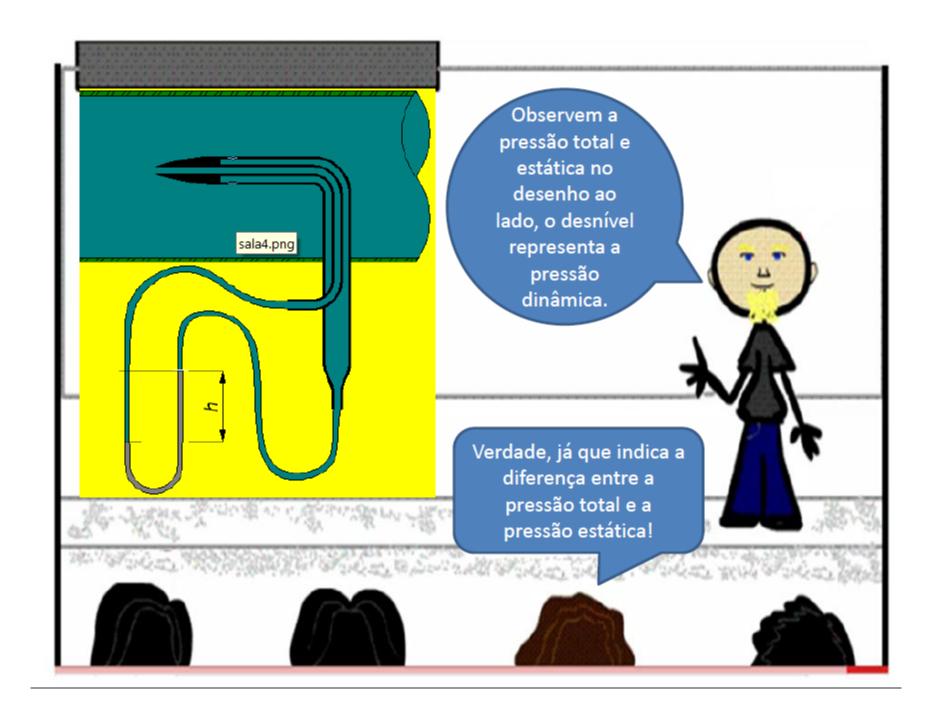


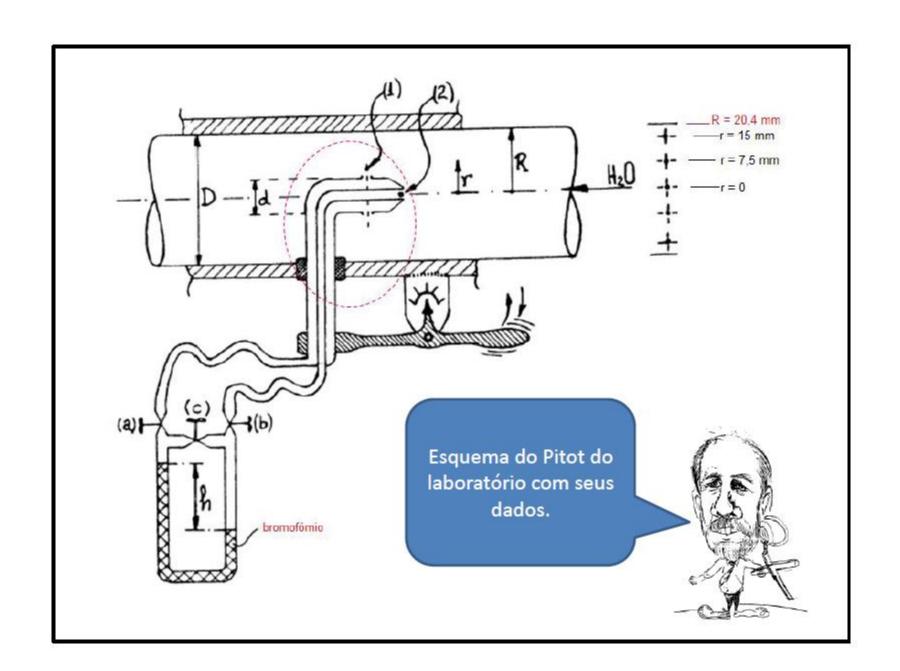










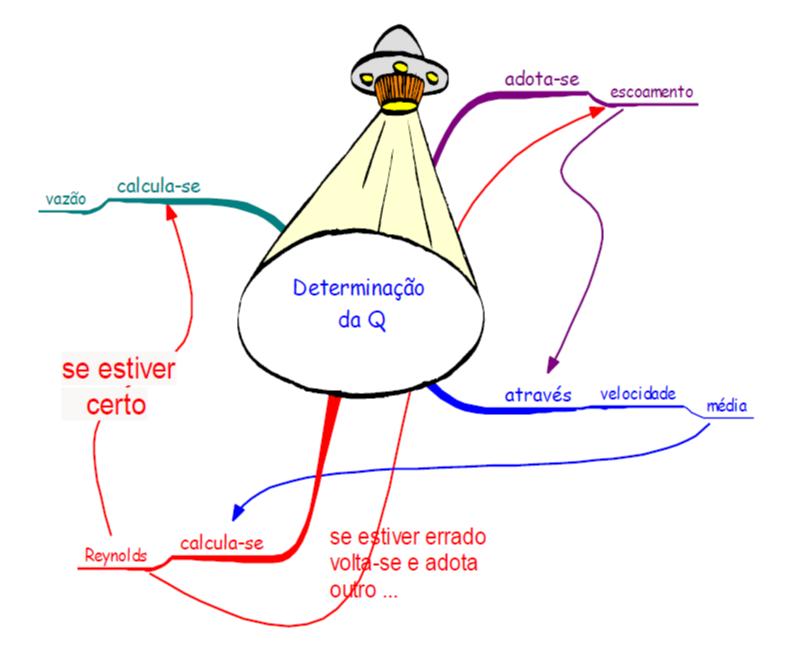


Pela equação manométrica se tem:

$$p_2 - p_1 = h \times (\gamma_m - \gamma)$$
, 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



Se o Pitot não estiver no eixo da tubulação

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

$$v_{real} = v_{m\acute{a}x} \times (1 - \frac{r}{R})^{1/7}$$

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

$$v_{\text{média}} = \frac{49}{60} \times v_{\text{máx}}$$

Com a velocidade média verifica-se o Reynolds.

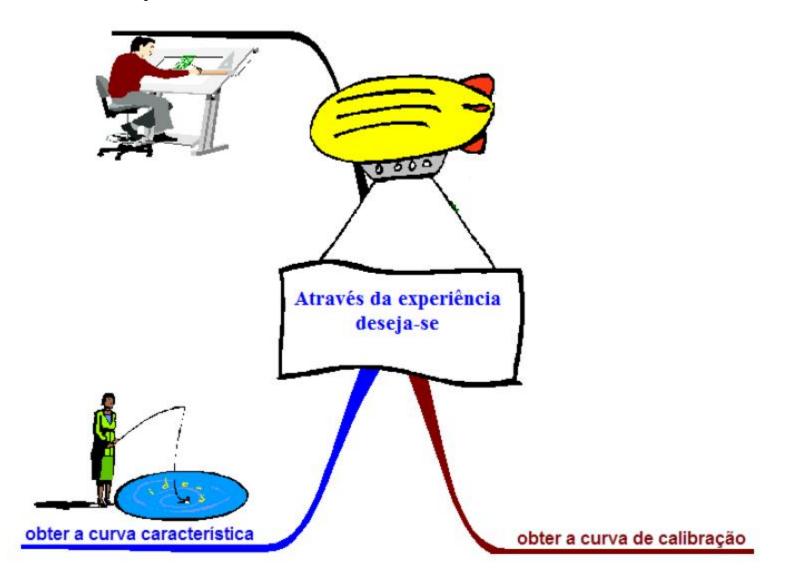
Se não for turbulento:

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

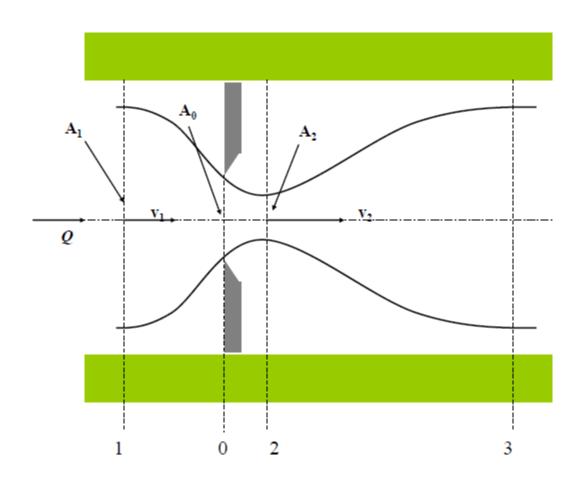
$$v_{real} = v_{m\acute{a}x} \times \left[1 - \left(\frac{r}{R}\right)^2\right]$$

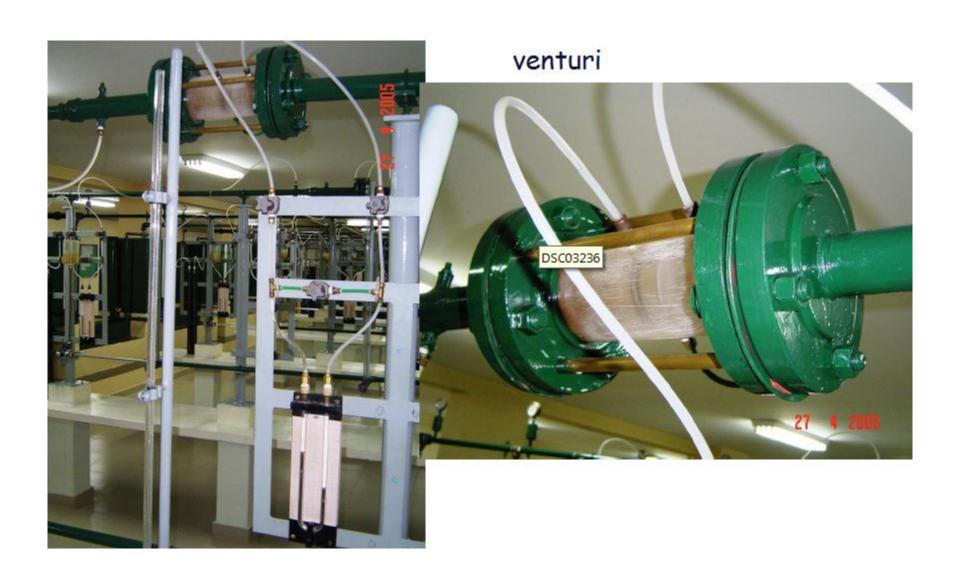
$$v_{\text{média}} = \frac{v_{\text{máx}}}{2}$$

Experiência dos medidores



Tipos de medidores ensaidos: venturi e placa de orifício.







Placa de orifício

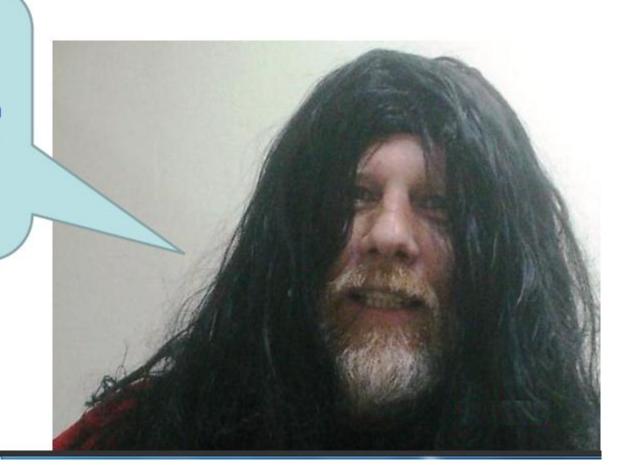


$$Q_{te\'{o}rica} = v_2 \times A_2 = C_C \times A_o \times v_2$$

Coeficiente de velocidade
$$\rightarrow C_v = \frac{v_{2_{real}}}{v_{2_{teórico}}}$$

$$\therefore Q_{real} = C_C \times A_o \times C_v \times \sqrt{\frac{2gh \times \left(\frac{\gamma_m - \gamma}{\gamma}\right)}{1 - C_C^2 \times \left(\frac{D_o}{D_1}\right)^4}}$$

No caso do venturi ele é projetado para $C_C = 1,0$, portanto: $A_2 = A_{garganta}$



Para a placa de orifício

$$K = \frac{C_d}{\sqrt{1 - C_C^2 \times \left(\frac{D_o}{D_1}\right)^4}}$$

$$\therefore Q_{real} = k \times A_0 \times \sqrt{2gh \times \left(\frac{\gamma_m - \gamma}{\gamma}\right)}$$

Experiência de perda de carga

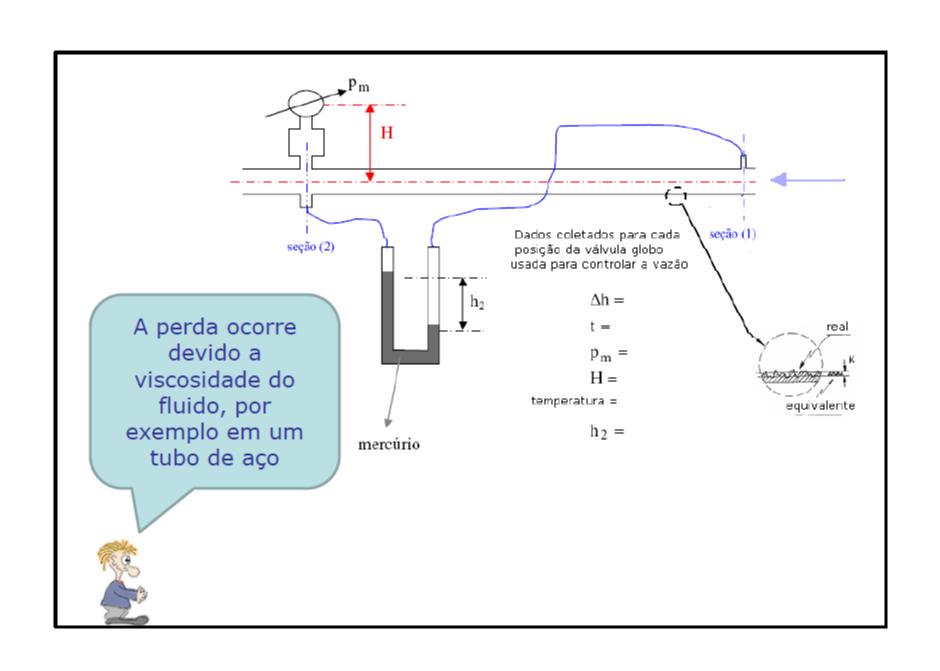


Experiência de perda de carga distribuída (h_f), a perda devido a viscosidade do fluido e a rugosidade do tubo.



Experiência de perda de carga localizada, a perda ocorre devido a presença de um acessório hidráulico (singularidades)

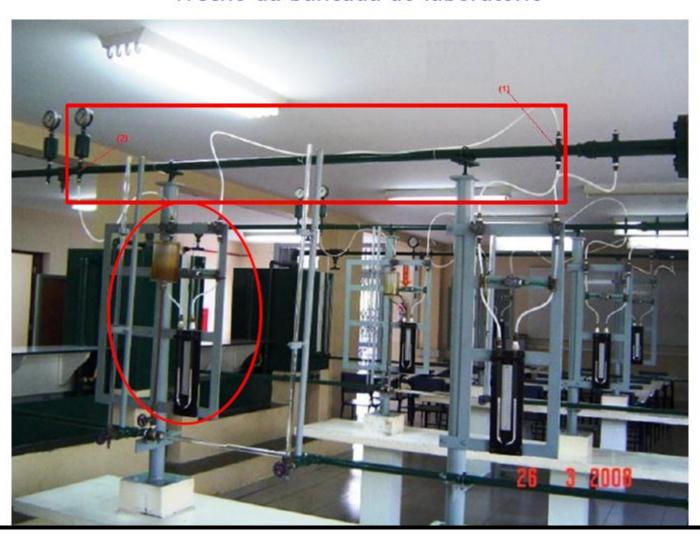




Como calcular as perdas devido a viscosidade dos fluidos, ou seja, as distribuídas?



Trecho da bancada do laboratório



Aplicamos a equação da energia de (1) a (2)



$$\begin{split} &H_{1} = H_{2} + H_{p_{1-2}} \\ &Z_{1} + \frac{p_{1}}{\gamma} + \frac{v_{1}^{2}}{2g} = Z_{2} + \frac{p_{2}}{\gamma} + \frac{v_{2}^{2}}{2g} + h_{f_{1-2}} \\ &h_{f_{1-2}} = \frac{p_{1} - p_{2}}{\gamma} = h \times (\frac{\gamma_{m} - \gamma}{\gamma}) = f \times \frac{L}{D_{H}} \times \frac{v^{2}}{2g} \\ &f = \frac{h \times (\frac{\gamma_{m} - \gamma}{\gamma}) \times D_{H} \times 2g}{L \times v^{2}} \\ &v = \frac{4 \times Q}{\pi \times D^{2}} \rightarrow Q = \frac{A_{tanque} \times \Delta h}{t} \end{split}$$

No laboratório:



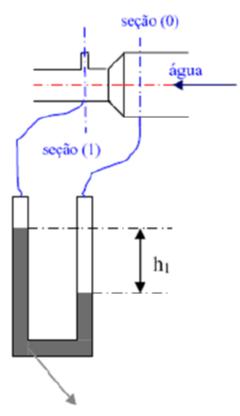
Dados coletados para cada posição da válvula globo controladora de vazão

 $\Delta h =$

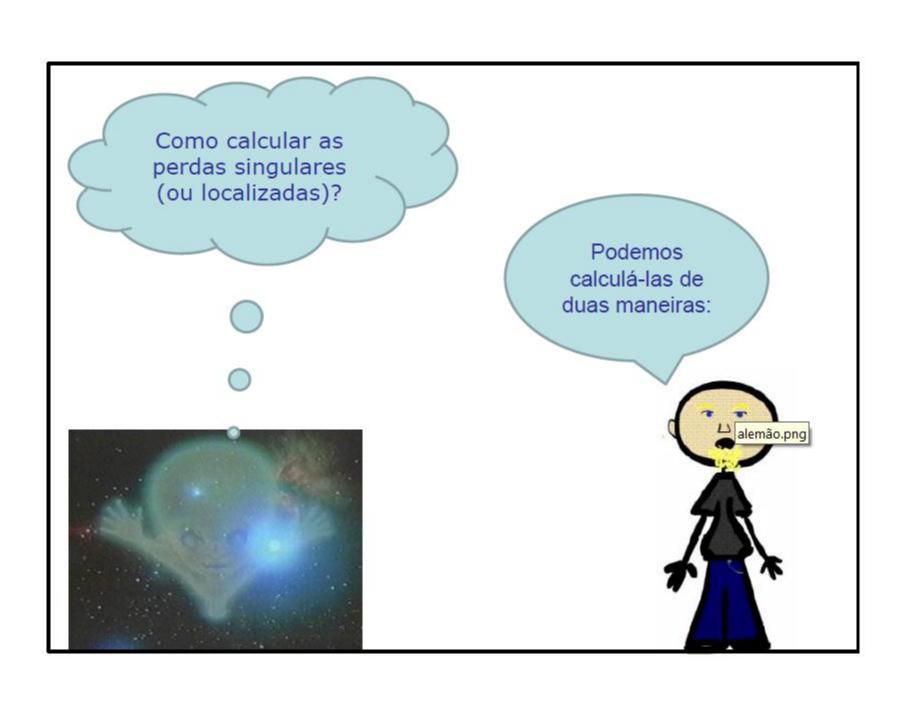
t =

 $h_1 =$

temperatura =



mercúrio



Para projeto:



$$h_S = K_S \times \frac{v^2}{2g} = K_S \times \frac{Q^2}{2g \times A^2}$$

 $K_S \rightarrow coeficiente de perdasingular ou localizada$

v → velocidademédia do escoamento

g → aceleraçãoda gravidade

Q → vazão do escoamento

A → áreada seção formada pelo fluido

Existe outramaneira:

$$h_S = f \times \frac{Leq}{D_H} \times \frac{v^2}{2g}$$

$$L_{eq} \rightarrow comprimento equivalente \rightarrow L_{eq} = \frac{K_S \times D_H}{f}$$

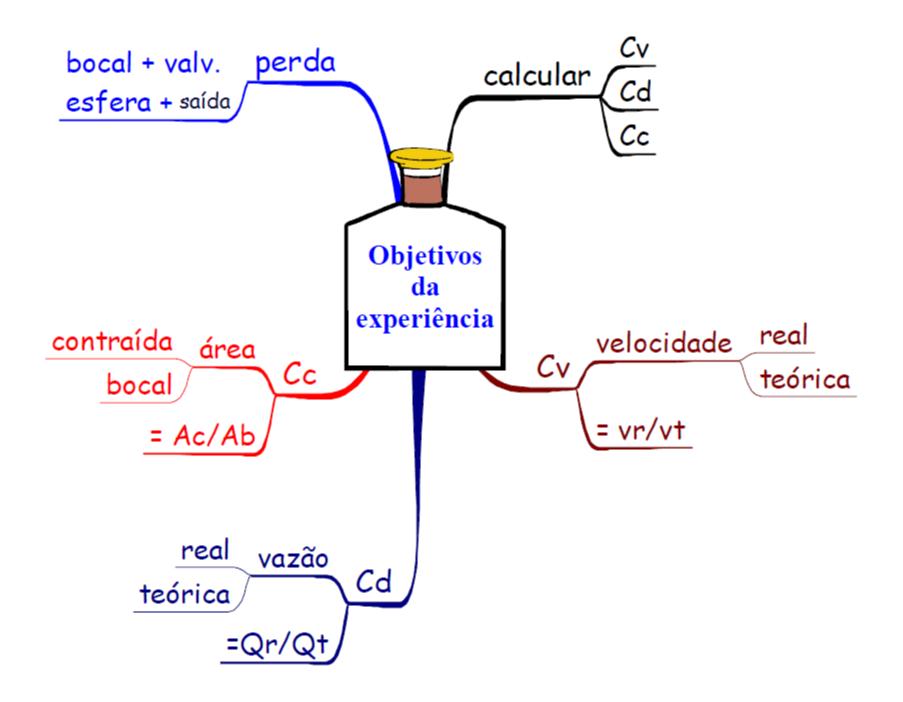


O inesquecível Professor Azevedo Neto (Em seu livro – Manual de Hidráulica – editado pela Editora Edgard Blücher Ltda – na 7ª edição página 66) define de uma forma clara os bocais:

"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).

Exp. Do bocal convergente

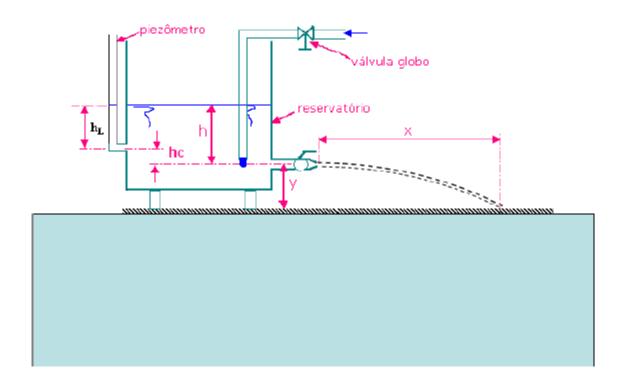




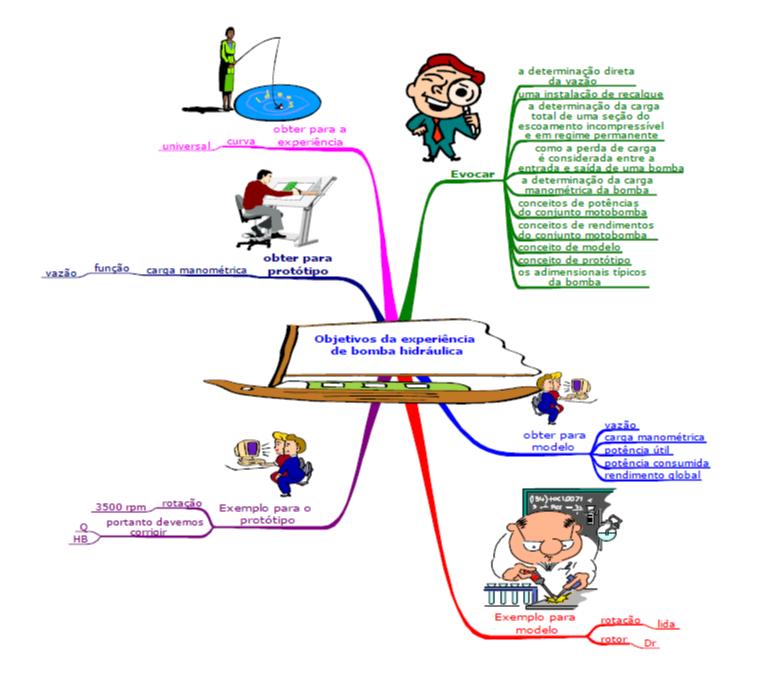
O reservatório mencionado é representado abaixo e pertence ao laboratório do Centro Universitário da FEI



Esquematicamente teríamos:



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

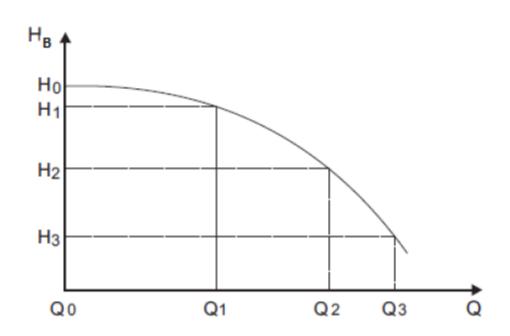


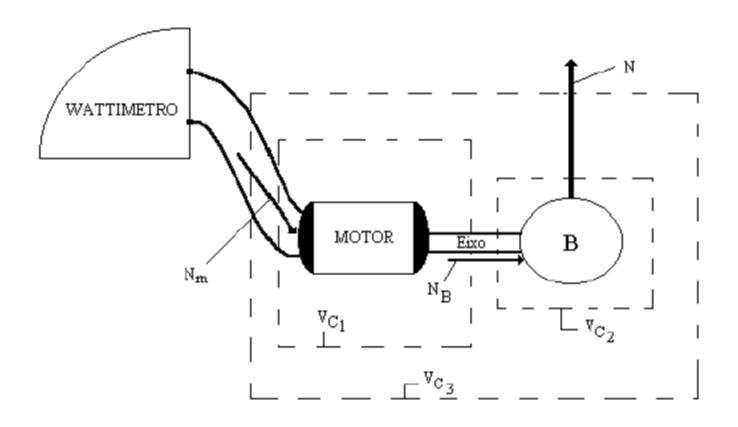


Aí se tem:

$$H_{B} = \left(Z_{s} - Z_{e}\right) + \left(\frac{p_{s} - p_{e}}{\gamma}\right) + \left(\frac{v_{s}^{2} - v_{e}^{2}}{2g}\right)$$

Com a carga manométrica e a vazão, traça-se a CCB para o modelo, rotação 3500 rpm e diâmetro do rotor igual a mm





Conceito de rendimento:

$$\eta_{VC} = \frac{potência que saí}{potência que entra}$$

$$\eta_{\text{motor}} = \frac{N_{\text{B}}}{N_{\text{m}}}$$

$$\eta_{bomba} = \eta_B = \frac{N}{N_B}$$

$$\eta_{\text{global}} = \frac{N}{N_{\text{m}}}$$