



# **SEGUNDA AULA DE LABORATÓRIO DA DISCIPLINA Me5330**

Raimundo (Alemão) Ferreira Ignácio

13/08/2013

Refletindo o porque da  
perda ter aumentado  
com a diminuição da  
vazão na tubulação após  
a bomba.



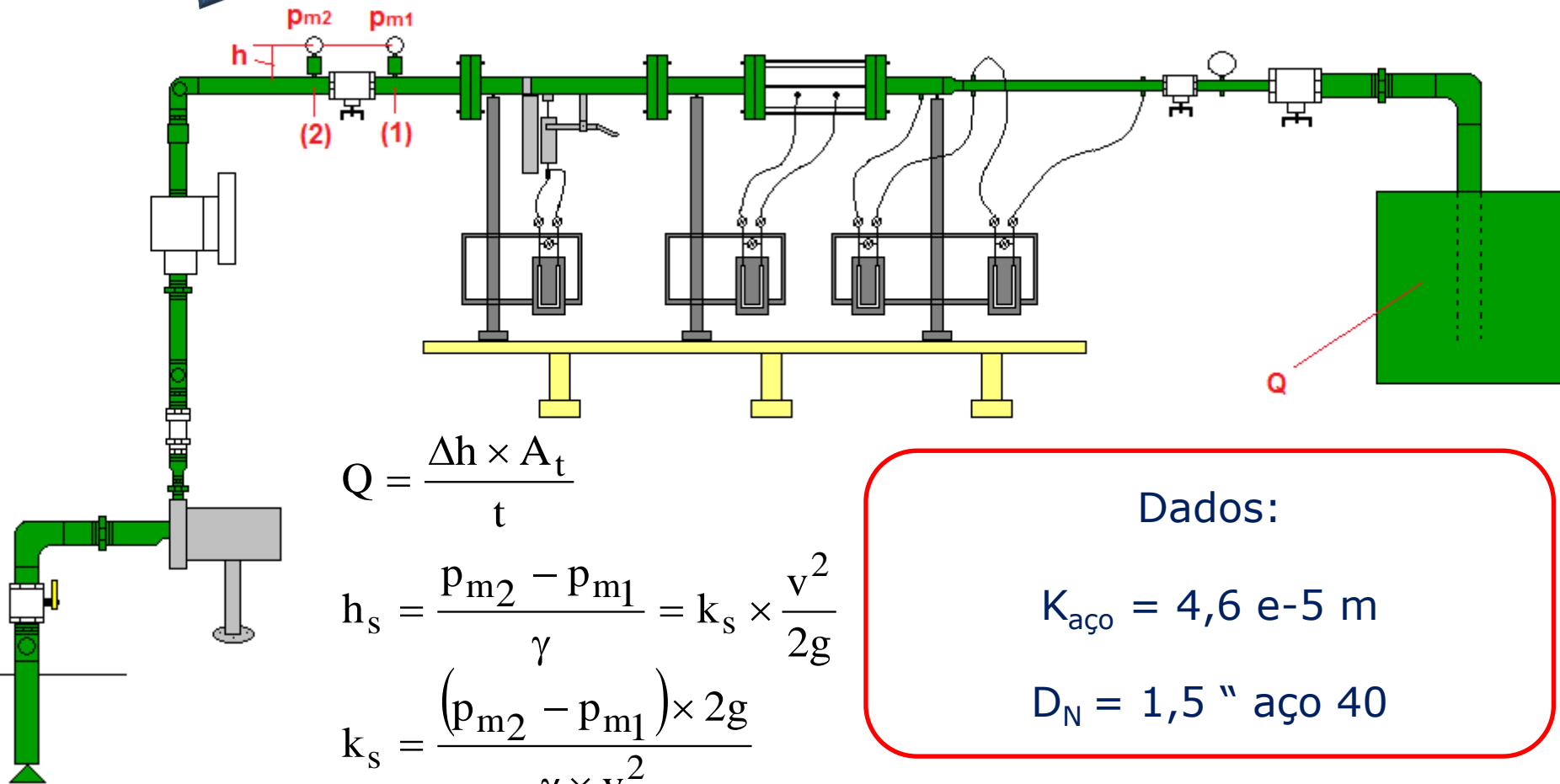


Proponho que vocês determinem o comprimento equivalente da válvula globo da bancada 7 para no mínimo quatro vazões sendo que uma deve ser a vazão máxima.

Não podemos esquecer de anotar a temperatura d'água.

Exemplo:

BANCADA 7



$$Q = \frac{\Delta h \times A_t}{t}$$

$$h_s = \frac{p_{m2} - p_{m1}}{\gamma} = k_s \times \frac{v^2}{2g}$$

$$k_s = \frac{(p_{m2} - p_{m1}) \times 2g}{\gamma \times v^2}$$

$f \rightarrow$  determinado na página [www.escoladavida.eng.br](http://www.escoladavida.eng.br)

$$Leq = \frac{K_s \times D_H}{f}$$

Dados:

$$K_{aço} = 4,6 \text{ e-5 m}$$

$$D_N = 1,5 \text{ " aço 40}$$

Mãos a obra!



Ensaio	$\Delta h$ (mm)	t(s)	$P_{m2}$ (_____)	$P_{m1}$ (_____)
1				
2				
3				
4				

Tanque:  $L_1 =$  e  $L_2 =$

Temperatura  
d'água: .....°F



Dados  
obtidos:



### EXPERIÊNCIA AULA 2

	$\Delta h$ (m)	t (s)	$p_{\text{entrada}}$ (psi)	$p_{\text{entrada}}$ (Pa)	$p_{\text{saída}}$ (psi)	$p_{\text{saída}}$ (Pa)
1	0,100	17,31	18,5	127553,0	12	82737,1
2	0,100	22,51	28	193053,2	8	55158,1
3	0,100	28,83	34	234421,7	4	27579,0
4	0,050	21,72	38	262000,8	1	6894,8

Tanque:  $L_1 = 74,5$  cm e  $L_2 = 74,5$  cm

Temperatura  
d'água: 68°F

## EQUACIONAMENTOS:

$$A_{\text{tanque}} = L_1 \times L_2 = 0,745 \times 0,745$$

$$Q = \frac{\Delta h \times A_{\text{tanque}}}{t} \rightarrow v = \frac{Q}{A_{\text{tubo}}} \rightarrow Re = \frac{v \times D_H}{\nu}$$

$$h_s = \frac{P_{\text{entrada VGL}} - P_{\text{saída VGL}}}{\gamma} \rightarrow K_S = \frac{h_s \times 2g}{v^2}$$

$$f_{\text{Churchill}}$$

$$Leq = \frac{K_S \times D_H}{f}$$





A fórmula de Churchill vale tanto para o escoamento laminar como para o turbulento.

Determinação do  $f$  pela fórmula de Churchill

$$f = 8 \times \left\{ \left( \frac{8}{Re} \right)^{12} + \left[ \frac{1}{(A + B)^{1,5}} \right] \right\}^{\frac{1}{12}}$$

$$A = \left\{ -2,457 \times \ln \left[ \left( \frac{7}{Re} \right)^{0,9} + \frac{0,27 \times K}{D} \right] \right\}^{16}$$

$$B = \left( \frac{37530}{Re} \right)^{16}$$

$$Re = \frac{\rho \times v \times D}{\mu}$$

$$Re = \frac{v \times D}{\nu}$$

Dados:

Tubo de aço 40 com diâmetro nominal de 1,5" portanto  $D_{int} = 40,8 \text{ mm}$  e  $A = 13,1 \text{ cm}^2$



## TABELA DE RESULTADOS

### EXPERIÊNCIA AULA 2

	$\Delta h$ (m)	t (s)	$P_{entrada}$ (psi)	$P_{entrada}$ (Pa)	$P_{saída}$ (psi)	$P_{saída}$ (Pa)
1	0,100	17,31	18,5	127553,0	12	82737,1
2	0,100	22,51	28	193053,2	8	55158,1
3	0,100	28,83	34	234421,7	4	27579,0
4	0,050	21,72	38	262000,8	1	6894,8

### Bancada 7

	Q (m³/s)	v (m/s)	Re	h <sub>s</sub> (m)	K <sub>s</sub>	f <sub>Churchill</sub>	Leq (m)
1	0,00321	2,4	99683,2	4,6	15,0	0,0228	26,8
2	0,00247	1,9	76655,5	14,1	78,0	0,0234	136,2
3	0,00193	1,5	59851,4	21,1	191,9	0,0240	326,0
4	0,00128	1,0	39721,8	26,1	537,3	0,0253	865,1

$A_{tanque}$ (m²)	0,555025
$T_{água}$ (°F)	68
$D_{tubo}$ (pol)	1,5

1 psi =	6894,8 Pa
---------	-----------

$\rho_{água}$ (kg/m³)	998,2
g (m/s²)	9,8
$\mu_{água}$ (kg/ms)	1,00E-03

$A_{tubo}$ (m²)	1,31E-03
$D_{tubo}$ (m)	4,08E-02

$$H_p = f \times \frac{(L + \sum Leq + Leq_{VG})}{D_H} \times \frac{Q^2}{2g \times A^2}$$

$$\rightarrow Q \downarrow \Rightarrow f \uparrow \Rightarrow Leq_{VG} \uparrow \uparrow \uparrow \therefore H_p \uparrow$$

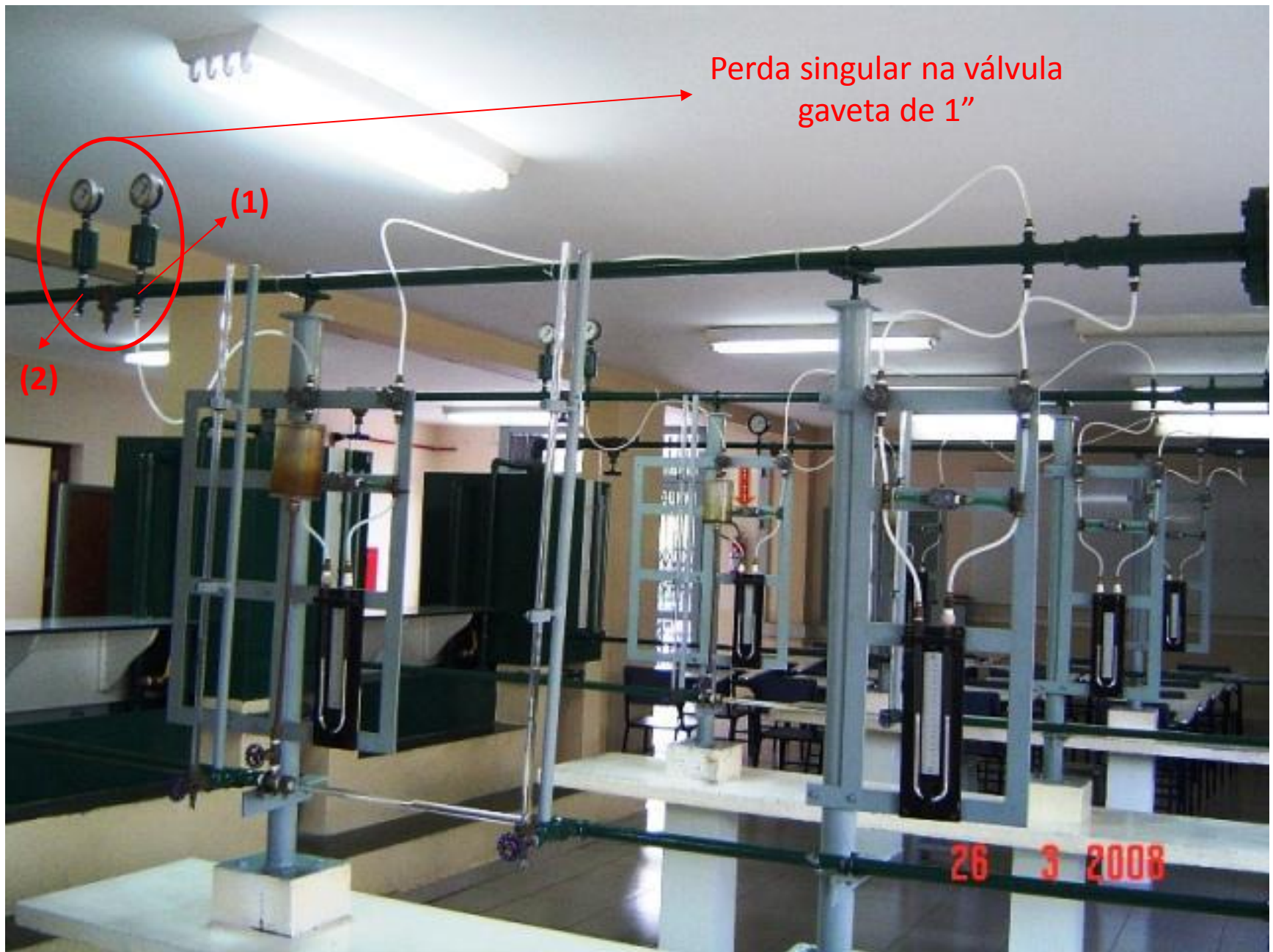


Que é o oposto ao que  
ocorreu na tubulação  
antes da bomba!



Vamos resolver mais um problema: calcule para a vazão máxima e o coeficiente de perda de carga distribuída experimental o comprimento equivalente da válvula gaveta de 1"

Aonde está esta válvula na bancada?



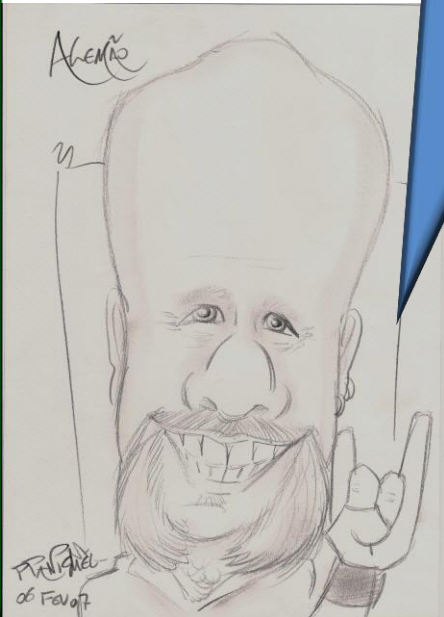
$$H_1 = H_2 + h_{SVGA} \rightarrow \frac{p_1}{\gamma} = \frac{p_2}{\gamma} + h_{SVGA}$$

$$h_{SVGA} = \frac{p_1 - p_2}{\gamma}$$

Fazemos um  
balanço de carga  
entre as seções (1) e  
(2)

Como os manômetros foram  
instalados na mesma altura temos:

$$h_{SVGA} = \frac{p_{m1} - p_{m2}}{\gamma}$$







$$Q = \frac{V}{t} = \frac{\Delta h \times A_{\text{tan que}}}{t}$$

$$v = \frac{Q}{A_{\text{tubo}}}$$

$$h_{SVGA} = K_{SVGA} \times \frac{v^2}{2g} = K_{SVGA} \times \frac{Q^2}{2g \times A^2}$$

$$K_{SVGA} = \frac{h_{SVGA} \times 2g \times A^2}{Q^2}$$



$$h_f = \frac{p_1 - p_2}{\gamma} = h \times \left( \frac{\gamma_{\text{Hg}} - \gamma}{\gamma} \right)$$

$$h_f = f \times \frac{L}{D_H} \times \frac{Q^2}{2g \times A^2} \rightarrow f_{\text{exp}} = \frac{h_f \times D_H \times 2g \times A^2}{L \times Q^2}$$

$$\text{Leq}_{\text{VGA}} = \frac{K_{\text{SGVA}} \times D_H}{f_{\text{exp}}}$$

### TABELA DE DADOS

Ensaio	h (mm)	P <sub>m1</sub> (psi)	P <sub>m2</sub> (psi)	L(cm)	t(°C)	Δh (cm)	t(s)