

1ª Questão (valor 2,0) - Entre duas seções A e B de uma tubulação horizontal retilínea nova de ferro fundido com $D_N = 100$ mm de classe K7 e sem revestimento interno ($k = 2,59 * 10^{-4}$ m), escoam 31,4 L/s de água a 20°C em regime permanente. Nesse trecho, existe uma curva de 90° de raio curto e um registro de gaveta totalmente aberto. A pressão nas seções A e B, medida através de manômetros diferenciais, é 28 mca e 26 mca, respectivamente. Pode-se admitir que a perda de carga causada pela curva seja equivalente à perda de carga linear causada por 1,50 m do tubo, que a perda de carga causada pelo registro seja equivalente a 1,30 m do tubo e que a perda de carga distribuída possa ser calculada pela fórmula de Darcy-Weisbach

$$h_f = f \times \frac{L}{D_H} \times \frac{v^2}{2g}$$

em que f é o coeficiente de Darcy - Weisbach; L é o comprimento da tubulação (em m); v é a velocidade média do escoamento (em m/s); D é o diâmetro da tubulação (em m) e $g = 9,8 \text{ m/s}^2$ é a aceleração da gravidade. Com base nessas informações, qual é a distância entre as seções A e B?



Observação: Para um D_N dado, o diâmetro externo de um tubo é idêntico, qualquer que seja a classe de espessura. Para tubos DN 100 até DN 300 classe K7 considera-se: $e = 4,75 + 0,003 \text{ DN}$, onde “e” é a espessura em mm da parede do tubo.

DN	Tubo Cilíndrico	
	Comprimento Máximo	Diâmetro Externo
	L m	DE mm
80	5,8	98
100	5,8	118
150	5,8	170
200	5,8	222
250	5,8	274
300	5,8	326
350	5,8	378
400	5,8	429
450	5,8	480
500	5,8	532
600	5,8	635

3ª Questão (valor 3,0) - Um fluido com material em suspensão (5% sólidos) deve ser bombeado do reservatório A, que se encontra aberto à atmosfera, até a entrada de um equipamento de ultrafiltração como mostra o esboço da instalação a seguir.

Dados: $\rho_{\text{fluido}} = 1100 \text{ kg/m}^3$; $p_{\text{vfluido}} \text{ à } T=20^{\circ}\text{C} = 120\text{mmHg}$;

$\mu_{\text{fluido}} = 2 \cdot 10^{-3} \text{ Pa.s}$ na temperatura de 20°C ;

D_N da tubulação igual a 3" (40S) com $K = 0,15 \cdot 10^{-6} \text{ m}$

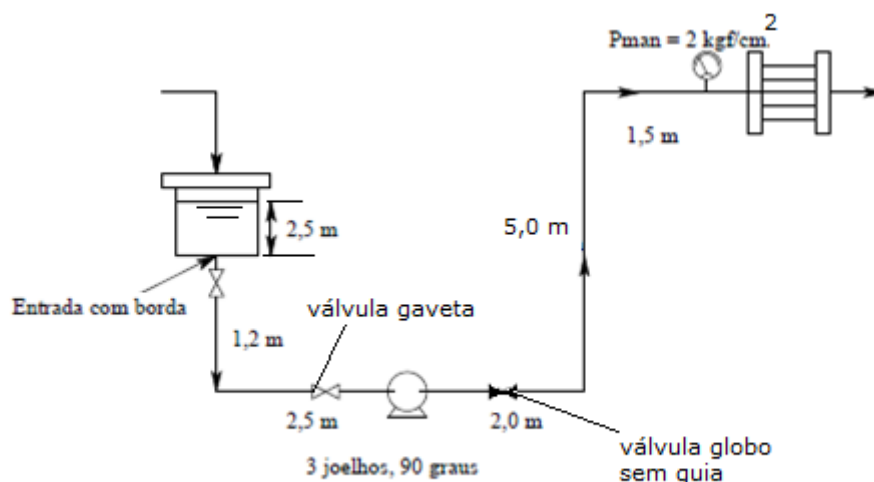
Vazão desejada = 6,5 L/s;

Leitura barométrica igual a 690 mmHg.

Pergunta-se:

- Qual a altura manométrica de projeto requerido pelo sistema?
- Qual a sua escolha de uma bomba centrífuga de 3500 rpm?
- O diâmetro do tubo foi bem dimensionado?
- Ocorre a cavitação?

Observação: no livro Food Process Engineering (D. R. Heldman) pg. 61 encontra-se equações empíricas para determinação da viscosidade na presença de sólidos em suspensão. No caso desse exercício a correção da viscosidade já foi feita.



Importante: Obtenha todos os comprimentos equivalentes na tabela da Tupy

4ª Questão (valor 1,0) - Uma bomba centrífuga transfere água a 18°C de uma cisterna a um reservatório elevado na razão de 360 m^3 a cada 10 horas. A carga manométrica no sistema, durante o funcionamento é 40 m.c.a. A bomba foi projetada para trabalhar na condição de rendimento máximo, que é 75%. Qual o consumo mensal de energia, supondo o mês de 30 dias, sabendo que a instalação opera em dois turnos de 8 horas cada e que o motor encontra-se ligado a uma rede de 220V?

5ª Questão (valor 2,0) - Numa instalação tem-se uma bomba que impulsiona $300\text{ m}^3/\text{h}$ de água a 28°C . O manômetro instalado na saída de recalque indica $3,8\text{ kgf/cm}^2$, o manômetro instalado na boca de entrada da bomba (sucção) indica um vácuo de 210 mmHg (manométrico) e o tacômetro registrou uma rotação de 3410 rpm. Os manômetros estão colocados ao mesmo nível de altura, junto à bomba. O diâmetro interno na linha de sucção é 350mm e na de recalque 300mm. Qual é a carga manométrica desenvolvida pela bomba na situação descrita na rotação do fabricante (3500 rpm)?

