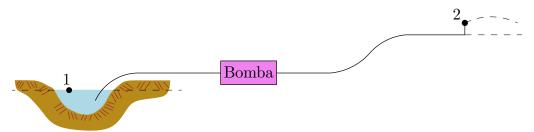
1 Primeira questão

Calcule a energia fornecida pela bomba (h_b em m, com duas casas decimais) considerando o esquema abaixo. O aspersor localizado no ponto 2 opera com pressão de $4 \,\mathrm{kgf/cm^2}$ e a vazão que escoa na canalização é de $10 \,\mathrm{m^3/h}$. O diâmetro da tubulação é de $50 \,\mathrm{mm}$ e a perda de carga total entre os pontos 1 e 2 é de $15 \,\mathrm{m}$. A carga cinética no ponto 1 é desprezível e este ponto é uma superfície livre sujeita a pressão atmosférica. A cota em 1 vale $100 \,\mathrm{m}$ e em 2 vale $146.3 \,\mathrm{m}$.

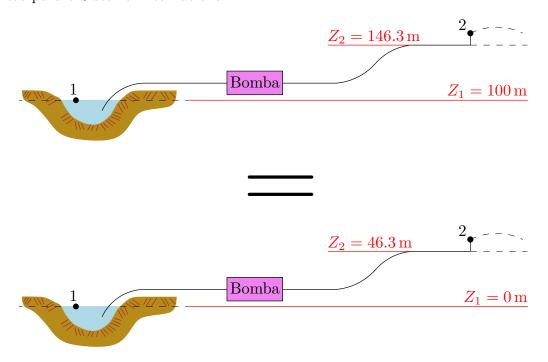


1.1 Solução

A energia fornecida pela bomba pode ser dada pela equação de Bernoulli modificada como segue

$$Z_1 + \frac{v_1^2}{2g} + \frac{p_1}{\gamma} + h_b = Z_2 + \frac{v_2^2}{2g} + \frac{p_2}{\gamma} + h f_{1-2}$$
 (1)

A partir do que é dito no enunciado algumas simplificações podem ser feitas na equação anterior. Ao mudar o referencial das cotas é possível desprezar Z_1 fixando $Z_2 = 46.3 \,\mathrm{m}$. No ponto 1 é cabível desprezar a pressão atuante, já que somente as moléculas da atmosfera agem. A carga cinética também é desprezada. Do lado direito da Equação de Bernoulli todos os termos serão considerados, só que para haver a substituição dos valores visando calcular h_b as devidas conversões devem ser feitas para o Sistema Internacional.



Para a pressão, é sabido que 1 kgf corresponde a 9.81 N, então

$$p_2 = 4 \frac{\text{kgf}}{\text{cm}^2} \tag{2}$$

$$= \frac{4 \cdot 9.81}{(10^{-2})^2} \frac{N}{m^2} \tag{3}$$

$$= 392400 \,\mathrm{Pa}$$
 (4)

A vazão dada em m³/h deve ser convertida para m³/s como segue

$$Q_2 = 10 \, \frac{\text{m}^3}{\text{h}} \tag{5}$$

$$= \frac{10}{3600} \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$$

$$= 2.777 \times 10^{-3} \,\text{m}^3/\text{s}$$
(6)

$$= 2.777 \times 10^{-3} \,\mathrm{m}^3/\mathrm{s} \tag{7}$$

Após obter a vazão Q_2 , para calcular a velocidade é preciso considerar a fluxo de água que atravessa a seção transversal do tubo como é descrito pela equação

$$Q_2 = v_2 \cdot A \tag{8}$$

assim

$$Q_2 = v_2 \cdot \frac{\pi d^2}{4} \Rightarrow \tag{9}$$

$$\Rightarrow v_2 = \frac{4Q_2}{\pi d^2} \tag{10}$$

como $d_2 = 50 \,\text{mm} = 0.05 \,\text{m}$, vem

$$v_2 = \frac{4 \cdot 0.00277}{\pi \cdot 0.05^2} \tag{11}$$

$$= 1.411 \,\mathrm{m/s}$$
 (12)

Substituindo em (1)

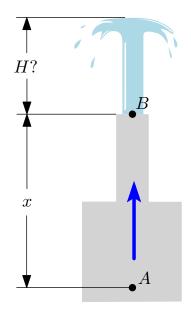
$$h_b = Z_2 + \frac{v_2^2}{2g} + \frac{p_2}{\gamma} + h f_{1-2} \tag{13}$$

$$= 46.3 + \frac{1.411^2}{2 \cdot 9.81} + \frac{392400}{9810} + 15 \tag{14}$$

$$= 101.40 \,\mathrm{m}$$
 (15)

Segunda questão 2

Após percorrer o trecho vertical AB, a água descarrega em forma de jato na atmosfera, como mostra a figura abaixo. Sabendo que o diâmetro do tubo A é quatro vezes maior que o de B e que a pressão no ponto A é de $0.58 \,\mathrm{kgf/cm^2}$, estime a altura H do jato (resultado em m. com duas casas decimais), desprezando as perdas de carga e as perdas devido ao atrito com o ar. O fluido é água $(\gamma_{H_2O} = 1000 \,\mathrm{kgf/m^3})$ e a distância vertical entre A e B vale $0.3\,\mathrm{m}$.



2.1 Solução

O primeiro trecho analisado estabelece a conservação de energia entre as cotas A e B. Ao escrever a equação de Bernoulli nesse caso, obtemos

$$Z_A + \frac{v_A^2}{2g} + \frac{p_A}{\gamma_{\text{H}_2\text{O}}} = Z_B + \frac{v_B^2}{2g} + \frac{p_B}{\gamma_{\text{H}_2\text{O}}} + hf_{A-B}$$
 (16)

A partir da figura e das considerações feitas no enunciado podemos cancelar os seguintes termos

$$Z_A + \frac{v_A^2}{2g} + \frac{p_A}{\gamma_{\text{H}_2\text{O}}} = Z_B + \frac{v_B^2}{2g} + \frac{p_B}{\gamma_{\text{H}_2\text{O}}} + hf_{A-B}$$
 (17)

logo

$$\frac{v_A^2}{2g} + \frac{p_A}{\gamma_{\text{H}_2\text{O}}} = Z_B + \frac{v_B^2}{2g} \tag{18}$$

Como o fluxo que atravessa a seção transversal da tubulação em A e B é o mesmo, é possível determinar a relação entre as velocidades e denotar v_B como função de v_A , assim

$$Q_A = Q_B (19)$$

$$v_A A_A = v_B A_B \tag{20}$$

$$v_A \frac{\pi d_A^2}{\cancel{4}} = v_B \frac{\pi d_A^2}{\cancel{4}} \tag{21}$$

$$v_A d_A^2 = v_B d_B^2 \tag{22}$$

Sendo $d_A = 4 d_B$, vem

$$v_A (4d_B)^2 = v_B d_B^2$$

$$v_A = \frac{v_B}{16}$$
(23)

$$v_A = \frac{v_B}{16} \tag{24}$$

Retornando em (18) e substituindo v_A

$$\frac{(v_B/16)^2}{2g} + \frac{p_A}{\gamma_{\text{H}_2\text{O}}} = x + \frac{v_B^2}{2g}$$
 (25)

$$\frac{v_B^2}{512g} + \frac{p_A}{\gamma_{\text{H}_2\text{O}}} = x + \frac{256 \, v_B^2}{512g} \tag{26}$$

$$\frac{p_A}{\gamma_{\rm H_2O}} = x + \frac{255 \, v_B^2}{512g} \tag{27}$$

$$\therefore v_B^2 = \left(\frac{p_A}{\gamma_{\rm H_2O}} - x\right) \frac{512g}{255} \tag{28}$$

Após obter uma relação para v_B , ao tomar como base as cotas em B e H e aplicar Bernoulli novamente

$$Z_B + \frac{v_B^2}{2g} + \frac{p_B}{\gamma_{\text{H}_2\text{O}}} = Z_H + \frac{v_H^2}{2g} + \frac{p_H}{\gamma_{\text{H}_2\text{O}}} + h f_{B-H}$$
 (29)

cancelando os termos pertinentes, temos

$$Z_B + \frac{v_B^2}{2g} + \frac{p_B}{\chi_{\text{H}_2\text{O}}} = Z_H + \frac{v_H^2}{2g} + \frac{p_H}{\chi_{\text{H}_2\text{O}}} + hf_{B-H}$$
 (30)

então

$$\frac{v_B^2}{2g} = Z_H \tag{31}$$

Substituindo (28) em (31)

$$\left(\frac{p_A}{\gamma_{\rm H_2O}} - x\right) \frac{512g}{255} = 2gZ_H \tag{32}$$

$$Z_H = \left(\frac{p_A}{\gamma_{\rm H_2O}} - x\right) \frac{512}{510}$$
 (33)

A pressão em A deve ser convertida para Pascal (Pa)

$$p_A = 0.58 \,\mathrm{kgf/cm^2} \tag{34}$$

$$p_A = 0.58 \,\text{kgf/cm}^2$$

$$= \frac{0.58 \cdot 9.81}{(10^{-2})^2} \frac{\text{N}}{\text{m}^2}$$
(34)

$$= 56898 \,\mathrm{Pa}$$
 (36)

e o peso específico em N/m³

$$\gamma_{\rm H_2O} = 1000 \, \rm kgf/m^3$$
 (37)

$$= 1000 \cdot 9.81 \,\mathrm{N/m^3} \tag{38}$$

$$= 9810 \,\mathrm{N/m^3} \tag{39}$$

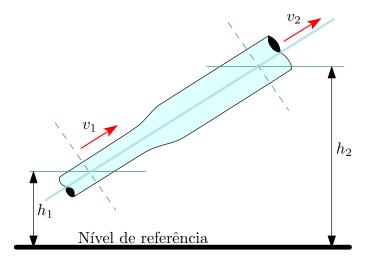
como $x = 0.3 \,\mathrm{m}$, após substituir em (33) é obtido $Z_H = H$

$$Z_H = \left(\frac{56\,898}{9\,810} - 0.3\right) \frac{512}{510} \tag{40}$$

$$= 5.52 \,\mathrm{m}$$
 (41)

3 Terceira questão

A seção 1 possui diâmetro de 15.4 mm, pressão manométrica de 331 kPa e velocidade média de escoamento de 2 m/s. A seção 2 possui 58.9 mm de diâmetro. Supondo que não existe perdas de energia entre os pontos 1 e 2, calcular a pressão relativa no ponto 2 (resposta em kPa, com 2 casas decimais). Os desníveis verticais em relação ao plano de referência são: $h_1=0\,\mathrm{m}$ e $h_2=4.9\,\mathrm{m}$. O fluido é água, cujo peso específico é $9810 \,\mathrm{N/m^3}$.



3.1 Solução

A vazão no tubo é constante, logo

$$Q_1 = Q_2 \tag{42}$$

$$v_1 A_1 = v_2 A_2$$

$$v_1 d_1^2 = v_2 d_2^2$$
(43)

$$v_1 d_1^2 = v_2 d_2^2 (44)$$

$$v_2 = \frac{v_1 d_1^2}{d_2^2} \tag{45}$$

Substituindo, vem

$$v_2 = \frac{2 \cdot 0.0154^2}{0.0589^2} \tag{46}$$

$$= 0.1367 \,\mathrm{m/s}$$
 (47)

Com a velocidade do fluído no ponto 2 calculada, se aplicarmos Bernoulli desprezando a cota em 1, chegamos que

$$Z_1 + \frac{v_1^2}{2g} + \frac{p_1}{\gamma_{\text{H}_2\text{O}}} = Z_2 + \frac{v_2^2}{2g} + \frac{p_2}{\gamma_{\text{H}_2\text{O}}} + \cancel{\text{hf}_{1-2}}^{\text{desprezivel}}$$
 (48)

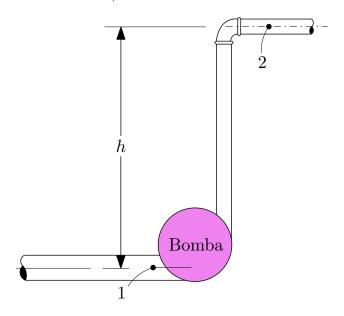
$$p_2 = \gamma_{\text{H}_2\text{O}} \left(\frac{v_1^2 - v_2^2}{2g} + \frac{p_1}{\gamma_{\text{H}_2\text{O}}} - Z_2 \right)$$
 (49)

$$= 9810 \cdot \left(\frac{2^2 - 0.1367^2}{2 \cdot 9.81} + \frac{331000}{9810} - 4.9\right) \tag{50}$$

$$= 284921.653 \,\mathrm{Pa} = 284.92 \,\mathrm{kPa} \tag{51}$$

Quarta questão $\mathbf{4}$

Na figura, os diâmetros da sucção e recalque são de 3 e 2 polegadas, respectivamente. As pressões relativas nos pontos 1 e 2 são -12.9 kPa e 336.8 kPa, respectivamente. Pela tubulação passa água na vazão de 1093 L/min. A perda de carga entre os pontos 1 e 2 'e de 1.25 m e o desn'e l vertical h 'e de 9.1 m. Calcule a potência hidráulica da bomba em cv (uma casa decimal).



- 735 W = 1 cv
- $\gamma_{\rm H_2O} = 9810 \, \rm N/m^3$
- Água escoa de 1 para 2.
- Desprezar variação de carga cinética. entre os pontos 1 e 2.

4.1 Solução

Inicialmente é necessário converter a vazão dada em litros por minuto (L/min) para metros cúbicos por segundo (m³/s), assim

$$Q = 1093 \,\mathrm{L/min} \tag{52}$$

$$Q = 1093 \,\text{L/min}$$

$$= \frac{1093 \cdot 10^{-3} \,\text{m}^3}{60 \,\text{s}}$$
(52)

$$= 1.821667 \times 10^{-2} \,\mathrm{m}^3/\mathrm{s} \tag{54}$$

Aplicando Bernoulli contabilizando o efeito da bomba do lado esquerdo da equação, obtemos

$$Z_1 + \frac{v_1^2}{2g} + \frac{p_1}{\gamma_{\text{H}_2\text{O}}} + h_b = Z_2 + \frac{v_2^2}{2g} + \frac{p_2}{\gamma_{\text{H}_2\text{O}}} + h f_{1-2}$$
 (55)

Ao desprezar a cota no ponto 1, os dois termos de carga cinética em cada lado da equação anterior e isolar h_b , temos

$$h_b = \frac{p_2 - p_1}{\gamma_{\text{H}_2\text{O}}} + Z_2 + h f_{1-2} \tag{56}$$

Após multiplicar por 1000 as pressões em kPa e desenvolver os cálculos

$$h_b = \frac{336\,800 - (-12\,900)}{9810} + 9.1 + 1.25 \tag{57}$$

$$\approx 46 \,\mathrm{m}$$
 (58)

Dessa forma, a potência dissipada pela bomba é dada por

$$P = \gamma_{\rm H_2O} \, Q \, h_b \tag{59}$$

Substituindo

$$P = 9810 \cdot 1.821667 \cdot 10^{-2} \cdot 46 \tag{60}$$

$$= 8220.454 \,\mathrm{W} = 11.2 \,\mathrm{cv} \tag{61}$$