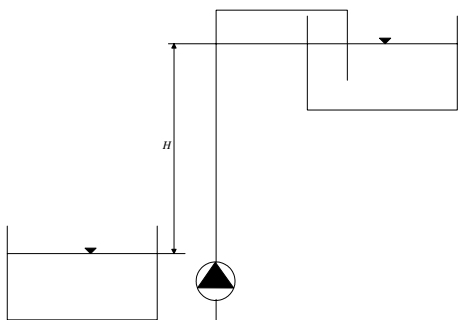


Esercizio 1

L'impianto di pompaggio, schematizzato in figura, deve pompare una portata di massa d'acqua pari a $\dot{m} = 10000 \frac{\text{kg}}{\text{h}}$ tra due serbatoi, i cui peli liberi presentano un dislivello $H = 80 \text{ m}$. Sapendo che la lunghezza della tubazione è di $L = 200 \text{ m}$, il suo diametro interno è $D = 40 \text{ mm}$ e la rugosità interna della parete è $\varepsilon = 0,4 \text{ mm}$, calcolare, trascurando le perdite localizzate:

1. la prevalenza della pompa (la differenza di pressione tra mandata e aspirazione della pompa).
2. La potenza che la pompa fornisce al fluido.



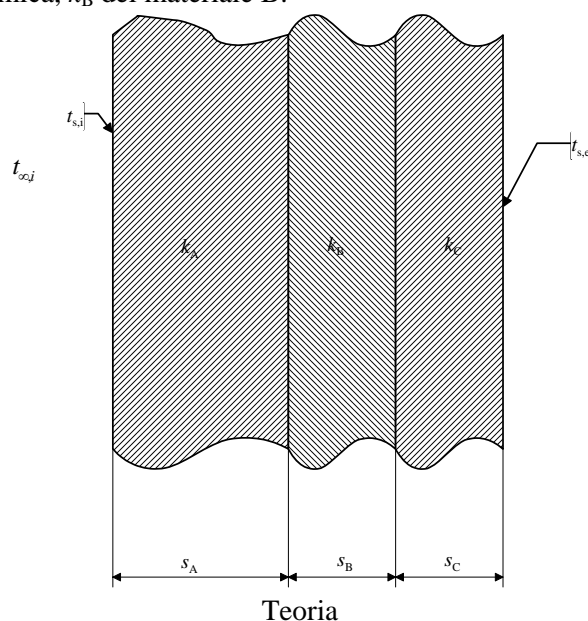
Note: per calcolare il coefficiente di attrito utilizzare la formula di Moody : $f = 5,5 \cdot 10^{-3} \left[1 + \left(200s + \frac{10^6}{Re} \right)^{\frac{1}{3}} \right]$ dove s è la rugosità relativa; Per l'acqua utilizzare i seguenti valori $\rho = 1000 \frac{\text{kg}}{\text{m}^3}$ $\mu = 1,00 \cdot 10^{-3} \frac{\text{kg}}{\text{m s}}$.

Esercizio 2.

Come schematizzato in figura, la parete di un forno è composta da tre materiali diversi A, B, C. È noto il valore della conducibilità termica dei materiali A e C mentre è incognita la conducibilità di B. Sapendo che:

- $k_A = 15 \text{ W/(m K)}$ e $k_C = 40 \text{ W/(m K)}$;
- gli spessori dei tre strati sono: $s_A = 300 \text{ mm}$, $s_B = 150 \text{ mm}$, $s_C = 150 \text{ mm}$
- la temperatura dell'aria interna è uguale a $t_{\infty,i} = 800^\circ \text{C}$,
- la temperatura della superficie interna è uguale a $t_{s,i} = 600^\circ \text{C}$ e quella della superficie esterna è $t_{s,e} = 20^\circ \text{C}$
- il coefficiente convettivo interno è uguale a $h_i = 25 \text{ W/(m}^2 \text{ K)}$.

Calcolare la conducibilità termica, k_B del materiale B.



1. Ricavare l'equazione dell'umidità specifica e poi esprimerla in funzione dell'umidità relativa.
2. Dimostrare che la laminazione è una trasformazione isoentalpica.
3. Ricavare l'espressione della temperatura media logaritmica per uno scambiatore a tubi concentrici in controcorrente.

Soluzione
Esercizio 1

Scelgo come volume di controllo il volume delimitato dai due peli liberi.

$$w_1 = w_2 = 0 \quad p_1 = p_2 = p_{\text{atm}}$$

l'equazione dell'energia meccanica si riduce a

$$(gH + R_{1-2})\dot{m} = -\dot{L}_t$$

$$\rho Sw(gH + R_{1-2}) = \Delta p Sw \Rightarrow \Delta p = \rho gH + \rho R_{1-2}$$

Ma ρR_{1-2} lo valuto con la formula delle perdite di carico

$$w = \frac{\dot{m}}{\rho S} = 4 \frac{\dot{m}}{\rho \pi D^2} = 4 * \frac{10000}{1000 * 3600 * \pi * 0,04^2} = 2,21 \frac{m}{s}$$

$$Re = \frac{\rho D w}{\mu} = \frac{1000 * 0,04 * 2,21}{10^{-3}} = 88420$$

$$s = \frac{\varepsilon}{D} = \frac{0,4}{40} = 0,01$$

$$f = 5,51 * 10^{-3} \left[1 + \left(200 * 0,01 + \frac{10^6}{88420} \right)^{\frac{1}{3}} \right] = 1,85 * 10^{-2}$$

$$\Delta p = \rho gH + \frac{1}{2} f \frac{L}{D} \rho w^2 = 1000 * 9,81 * 0,80 + 0,5 * 1,85 * 10^{-2} * \frac{200}{0,04} * 1000 * 2,21^2 = 1,011 * 10^6 \text{ Pa} = 10,11 \text{ bar}$$

$$\dot{L}_t = -\Delta p \dot{V} = -\Delta p \frac{\dot{m}}{\rho} = -1,011 * 10^6 * \frac{10000}{3600 * 1000} = -2807 \text{ W} = -2,807 \text{ kW}$$

Esercizio 2

$$q'' = \frac{t_{\infty,i} - t_{s,i}}{\frac{1}{h_i}} = \frac{800 - 600}{\frac{1}{25}} = 5000 \frac{W}{m^2}$$

$$q'' = \frac{t_{s,i} - t_{s,e}}{\frac{s_A}{k_A} + \frac{s_B}{k_B} + \frac{s_C}{k_C}}$$

$$k_B = \frac{s_B}{\frac{t_{s,i} - t_{s,e}}{q''} - \frac{s_A}{k_A} - \frac{s_C}{k_C}} = 1,63 \frac{W}{mK}$$