

Primo principio

Esercizio 1

Determinare la variazione di energia interna di un sistema che riceve una quantità di calore di 30 kcal ed, espandendosi, compie un lavoro pari a 6000 kg_f m.

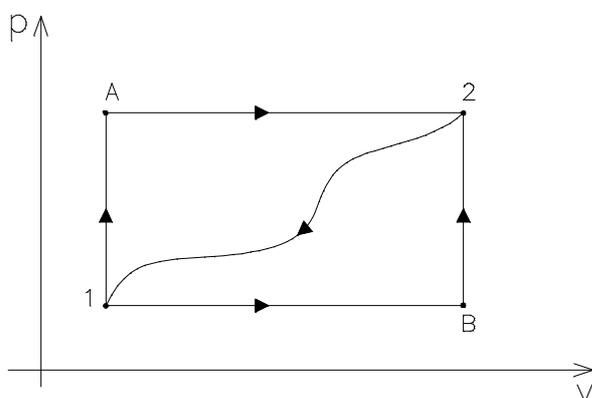
$$U_f - U_i = \hat{Q}_{if} - \hat{L}_{if}$$

In questo caso, sia \hat{Q}_{if} che \hat{L}_{if} sono "positivi", pertanto:

$$U_f - U_i = \Delta U = 30 \cdot 4186 - 6000 \cdot 9.81 = 66.720 \cdot 10^3 \text{ J} = 66.72 \text{ kJ}$$

Esercizio 2

Un sistema passando dallo stato 1 allo stato 2 lungo la trasformazione 1A2 assorbe $Q = 50$ kcal e fa un lavoro $L = 25$ kcal. Se invece segue la trasformazione 1B2, è $Q = 30$ kcal.



- Quanto vale L lungo la trasformazione 1B2 ?
- Se $L = -15$ kcal ritornando da 2 a 1 lungo la linea curva in figura, quanto vale Q per questa trasformazione ?
- Se $U_1 = 5$ kcal, quanto vale U_2 ?
- Se $U_B = 27$ kcal, quanto vale Q per la trasformazione 1B ? E per B2 ?

Tutte le trasformazioni sono quasi statiche ed il sistema compie solo lavoro di variazione di volume.

Nota: Esprimere tutti i risultati in unità del sistema S.I.

- Applicando il I° principio alla 1A2:

$$U_2 - U_1 = \hat{Q}_{1A2} - \hat{L}_{1A2} = 50 - 25 = 25 \text{ kcal} = 25 \cdot 4.187 = 104.68 \text{ kJ}$$

Applicando il I° principio alla 1B2:

$$U_2 - U_1 = \hat{Q}_{1B2} - \hat{L}_{1B2} \text{ da cui:}$$

$$\hat{L}_{1B2} = \hat{Q}_{1B2} - (U_2 - U_1) = 30 \cdot 4.187 - 104.68$$

$$\hat{L}_{1B2} = 20.93 \text{ kJ}$$

- Applicando il I° principio alla trasformazione 12 (linea curva) si ha:

$$U_1 - U_2 = -(U_2 - U_1) = \hat{Q}_{21} - \hat{L}_{21} \text{ da cui}$$

$$\hat{Q}_{21} = \hat{L}_{21} - (U_2 - U_1) = -15 \cdot 4.187 - 104.68$$

$$\hat{Q}_{21} = -167.5 \text{ kJ}$$

- $U_2 - U_1 = 104.68 \text{ kJ} \rightarrow U_2 = 104.68 + (5 \cdot 4.187)$

$$U_2 = 125.615 \text{ kJ}$$

d) Poiché il sistema compie solo lavoro di variazione di volume:

$$L_{1B2} = \int_{V_1}^{V_2} p \, dv = \int_{V_1}^{V_B} p \, dv + \int_{V_B}^{V_2} p \, dv = \int_{V_1}^{V_B} p \, dv = L_{1B}$$

per il lavoro specifico, mentre per il lavoro totale:

$$\hat{L}_{1B2} = \hat{L}_{1B}$$

Applicando il I° principio all'1B:

$$U_B - U_1 = \hat{Q}_{1B} - \hat{L}_{1B} = \hat{Q}_{1B} - \hat{L}_{1B2}$$

$$\hat{Q}_{1B} = (U_B - U_1) + \hat{L}_{1B2} = (27 \cdot 4.187 - 5 \cdot 4.187) + 20.93 = 113 \text{ kJ}$$

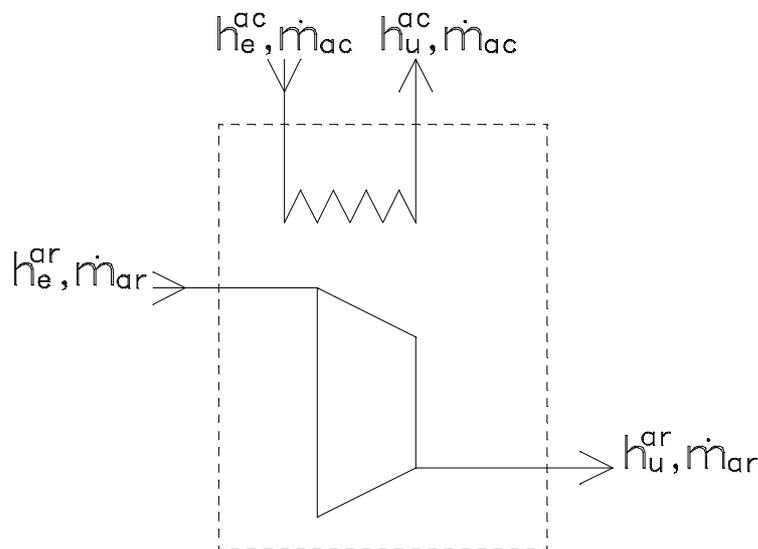
$$\hat{Q}_{B2} = U_2 - U_B = 125.615 - (27 \cdot 4.187) = 12.6 \text{ kJ}$$

Esercizio 3

Un compressore comprime una portata $\dot{V}_{ar} = 100 \frac{\text{ft}^3}{\text{min}}$ di aria con volume specifico $v = 0.750 \text{ m}^3/\text{kg}$. Il flusso di entalpia associato alla portata d'aria tra ingresso ed uscita è di 300 Btu/min. L'acqua di raffreddamento subisce un aumento di entalpia specifica pari a 10 Btu/lb e la sua portata è doppia di quella d'aria, $\dot{m}_{ac} = 2 \dot{m}_{ar}$.

Trascurando le variazioni di energia potenziale, e supponendo il sistema adiabatico verso l'esterno, determinare la potenza P richiesta dal sistema.

Portata volumetrica	100 ft ³ /min	= 100 $\frac{0.3048^3}{60}$	= 0.0472 m ³ /s
Volume specifico in ingresso	0.750 m ³ /kg		= 0.750 m ³ /kg
Flusso entalpico aria	300 Btu/min	= 300 $\frac{1055}{60}$	= 5.275 kW
Variazione entalpica refrigerante	10 Btu/lb	= 10 $\frac{1055}{0.453}$	= 23.290 kJ/kg



Sistema a 2 ingressi e 2 uscite, stazionario; trascurando le variazioni di energia cinetica e potenziale:

$$P = \dot{m}_{ar} (h_e^{ar} - h_u^{ar}) + \dot{m}_{ac} (h_e^{ac} - h_u^{ac})$$

$$\dot{m}_{ar} = \frac{\dot{V}_{ar}}{v_{ar}} = \frac{0.0472}{0.75} = 0.063 \text{ kg/s}$$

$$\dot{m}_{ac} = 2\dot{m}_{ar} = 0.126 \text{ kg/s}$$

$$P = -5.275 - 0.126 \cdot 23.290 = -8.209 \text{ kW}$$

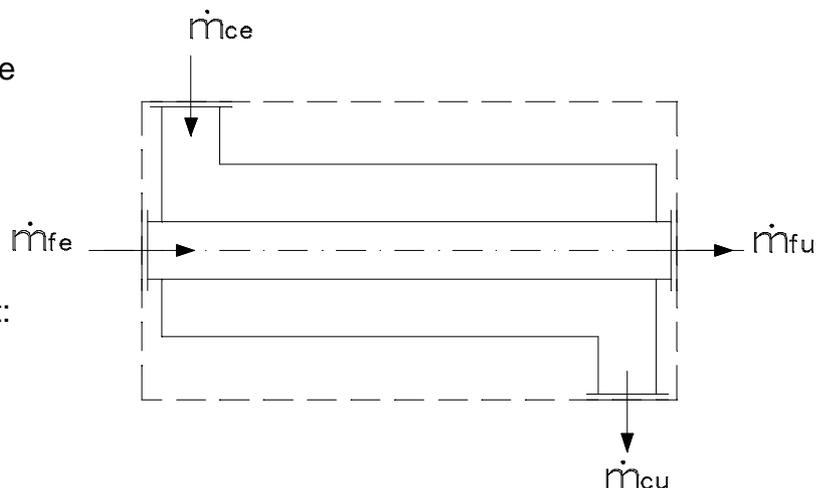
Esercizio 4 (scambiatore di calore)

Scambiatore acqua-acqua: lato freddo $t_{fe} = 15^\circ\text{C}$, $t_{fu} = 20^\circ\text{C}$, lato caldo $t_{ce} = 90^\circ\text{C}$, $t_{cu} = 70^\circ\text{C}$, portata lato caldo $m_c = 50 \text{ kg/s}$. Si calcoli la portata lato freddo.

Sistema a 2 ingressi (fe , ce) e due uscite (fu , cu); dal bilancio entalpico:

$$\sum \dot{m}_e h_e = \sum \dot{m}_u h_u$$

acqua fluido incomprimibile a $p = \text{cost}$:



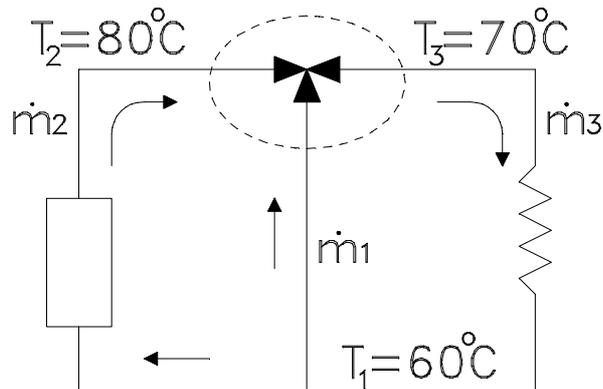
$$h = c(T - T_0) \rightarrow \dot{m}_c \cdot c \cdot t_{ce} + \dot{m}_f \cdot c \cdot t_{fe} = \dot{m}_c \cdot c \cdot t_{cu} + \dot{m}_f \cdot c \cdot t_{fu}$$

$$\dot{m}_c T_{cu} + \dot{m}_f T_{fu} = \dot{m}_f T_{fe} + \dot{m}_c T_{ce}$$

$$\dot{m}_f = \dot{m}_c \frac{T_{ce} - T_{cu}}{T_{fu} - T_{fe}} = 200 \text{ kg/s}$$

Esercizio 5 (regolazione impianto di riscaldamento)

Nell'impianto di figura una serpentina riscalda un ambiente raffreddando una portata d'acqua $\dot{m}_3 = 2 \text{ kg/s}$ da 70°C a 60°C ; la caldaia riscalda una portata d'acqua \dot{m}_2 dai 60°C ad 80°C ; la regolazione è effettuata mediante ricircolo \dot{m}_1 di acqua a 60°C che consente di avere $t = 70^\circ\text{C}$ a monte della serpentina. Calcolare \dot{m}_2 ed \dot{m}_1 .



Scelto come sistema la valvola a tre vie, delimitata dalla linea tratteggiata, si hanno 2 ingressi ed una uscita. In particolare:

$$\dot{m}_1 h_1 + \dot{m}_2 h_2 = \dot{m}_3 h_3 \quad \text{Dal bilancio delle masse} \quad \rightarrow \quad \dot{m}_1 + \dot{m}_2 = \dot{m}_3$$

Se $h = cT$ ne segue:

$$\dot{m}_1 T_1 + \dot{m}_2 T_2 = \dot{m}_3 T_3 \quad \dot{m}_1 = \dot{m}_3 - \dot{m}_2 \quad \dot{m}_3 T_1 - \dot{m}_2 T_1 + \dot{m}_2 T_2 = \dot{m}_3 T_3$$

$$\dot{m}_2 = \dot{m}_3 \frac{T_3 - T_1}{T_2 - T_1} = 1 \text{ kg/s}$$

$$\dot{m}_1 = \dot{m}_3 - \dot{m}_2 = 1 \text{ kg/s}$$

Esercizio 6

Scaldabagno domestico elettrico, assunto perfettamente isolato.

$$P = 1.5 \text{ kW}; V = 80 \text{ l}$$

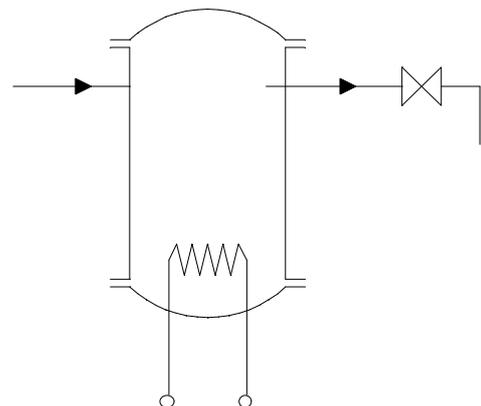
Determinare il tempo necessario per portare l'acqua, inizialmente a 10°C , a 60°C .

Dall'espressione del primo principio per sistemi chiusi, essendo nulle le variazioni di energia cinetica e potenziale e

$$U_f - U_i = \hat{Q}_{if} - \hat{L}_{if}$$

Essendo l'acqua incomprimibile ed inoltre

$$\hat{Q}_{if} = 0, \text{ si ha}$$



$$U_f - U_i = M \int_{T_i}^{T_f} (cT) dT \cong M \cdot c \cdot (T_f - T_i) = V \cdot r \cdot c (T_f - T_i)$$

$$\hat{L}_{if} < 0 \quad (\text{Lavoro fatto "sul sistema"})$$

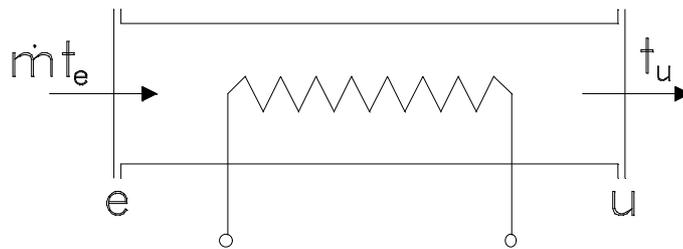
$$\hat{L}_{if} = P \cdot \Delta t \quad \text{da cui}$$

$$P \cdot \Delta t = V \cdot r \cdot c (T_f - T_i) \rightarrow \Delta t = \frac{V \cdot r \cdot c (T_f - T_i)}{P}$$

$$\Delta t = \frac{80 \cdot 10^{-3} \cdot 1000 \cdot 4187 \cdot (60 - 10)}{1.5 \cdot 10^3} \cong 11165 \text{ s} \cong 3.1 \text{ h}$$

Esercizio 7

Scaldabagno domestico elettrico "istantaneo". $P' = 2 \text{ kW}$; $T_e = 10^\circ\text{C}$; $t_n = 50^\circ\text{C}$
 Determinare la portata massima ipotizzando lo scaldabagno perfettamente isolato termicamente (adiabatico) e trascurando eventuali variazioni di energia cinetica e potenziale.
 Dall'espressione del primo principio per sistemi a deflusso monodimensionale stazionario.



$$q - P' = \dot{m} \left[\left(h_u + \frac{w_u^2}{2} + gz_u \right) - \left(h_e + \frac{w_e^2}{2} + gz_e \right) \right]$$

Poiché il sistema è termicamente isolato e trascurando le eventuali variazioni di energia cinetica e potenziale:

$$-P' = \dot{m}(h_u - h_e)$$

$$(h_u - h_e) = (u_u - u_e) + v(p_u - p_e) = (u_u - u_e)$$

$$(p_u - p_e) \cong 0 \quad \text{da cui}$$

$$-P' = \dot{m}(u_u - u_e) = \dot{m} \int_{t_e}^{t_u} c \cdot dt \cong \dot{m} \cdot c(t_u - t_e)$$

$$\dot{m}_{MAX} = \frac{-P'}{c \cdot (t_u - t_e)} = \frac{2 \cdot 10^3}{4187 \cdot 40} \cong 1.19 \cdot 10^{-2} \text{ kg/s} \cong 43 \text{ kg/h}$$

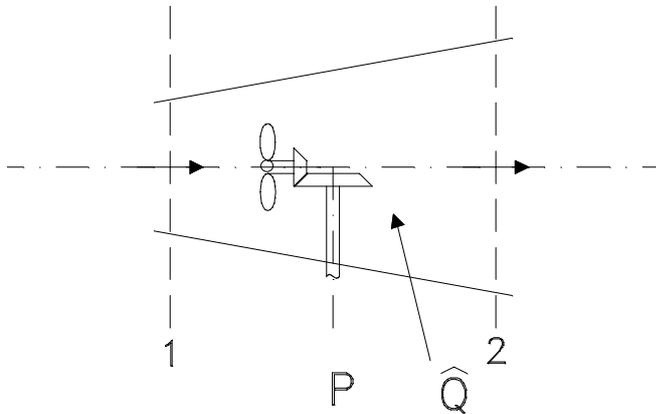
La portata volumetrica è pertanto:

$$\dot{V}_{MAX} = \dot{m}_{MAX} \cdot v = 1.19 \cdot 10^{-2} \cdot 10^{-3} = 1.19 \cdot 10^{-5} \text{ m}^3/\text{s} \cong 1.19 \cdot 10^{-2} \text{ l/s} \cong 43 \text{ l/h}$$

Nota: Tale portata è insufficiente per uso domestico, ad esempio una doccia richiede circa $0.15 \text{ l/s} = 540 \text{ l/h}$! da cui la necessità di utilizzare scaldabagni elettrici del tipo ad "accumulo".

Esercizio 8

Una portata $\dot{m} = 500 \text{ lb/min}$ di liquido con densità $\rho = 1000 \text{ kg/m}^3$ si evolve, con deflusso, attraverso un sistema aperto dalle condizioni di ingresso, caratterizzate da $h_1 = 40 \text{ kcal/kg}$ e $p_1 = 5 \text{ ata}$ a quelle di uscita, caratterizzate da $h_2 = 42 \text{ kcal/kg}$ e $p_2 = 1 \text{ ata}$.



La quota geodetica rimane inalterata, mentre la velocità passa da $w_1 = 300 \text{ ft/s}$ (all'ingresso) a $w_2 = 50 \text{ ft/s}$ (all'uscita).

Il sistema scambia lavoro con l'esterno e riceve un flusso termico $\dot{q} = 23000 \text{ kcal/h}$.

Si trovi la potenza utile sviluppata dal sistema, nonché quella dissipata dalle forze d'attrito.

Esprimere tutti i dati in unità S.I.

$$\begin{aligned} \dot{m} = 500 \text{ lb/min} &= 500 \frac{0.4536}{60} = 3.78 \text{ kg/s} \\ h_1 = 40 \text{ kcal/kg} &= 40 \times 4.187 = 167.48 \text{ kJ/kg} \\ h_2 = 42 \text{ kcal/kg} &= 42 \times 4.187 = 175.85 \text{ kJ/kg} \\ p_1 = 5 \text{ ata} &= 5 \times 0.9806 \times 10^6 = 4.903 \times 10^6 \text{ Pa} \\ p_2 = 1 \text{ ata} &= 1 \times 0.9806 \times 10^6 = 0.9806 \times 10^6 \text{ Pa} \\ w_1 = 300 \text{ ft/s} &= 300 \times 0.3048 = 91.44 \text{ m/s} \\ w_2 = 50 \text{ ft/s} &= 50 \times 0.3048 = 15.24 \text{ m/s} \\ q = 23000 \text{ kcal/h} &= 23000 \times \frac{4.187}{3600} = 26.75 \text{ kW} \end{aligned}$$

Dal I° principio per sistemi monodimensionali in regime stazionario:

$$q - P = \dot{m} \left[\left(h_u + \frac{w_u^2}{2} + g z_u \right) - \left(h_e + \frac{w_e^2}{2} + g z_e \right) \right]$$

$$(g(z_u - z_e) \cong 0)$$

si ha ($e \equiv 1$ ed $u \equiv 2$):

$$P = q + \dot{m} \left[(h_1 - h_2) + \left(\frac{w_1^2}{2} - \frac{w_2^2}{2} \right) \right]$$

$$P = 26.75 \times 10^3 + 3.78 [10^3(167.48-175.85)+(91.44^2/2 - 15.24^2/2)]$$

$$P = 26.75 \times 10^3 + 3.78 [- 4305.5]$$

$$P = 10475.2 \text{ W} = 10.475 \text{ kW}$$

Dal bilancio dell'energia meccanica per un sistema aperto 1D stazionario:

$$L'_{eu} = L'_{12} = -\int_{p_1}^{p_2} v \, dp - |R_{12}^-| - \frac{w_2^2 - w_1^2}{2} - g(z_2 - z_1)$$

Si ha, ricordando che:

$$P = \dot{m} L'_{12} \quad \text{e} \quad P_{\text{diss}} = -\dot{m} |R_{12}^-|$$

$$P_{\text{diss}} = P + \dot{m} \left[\int_{p_1}^{p_2} v \, dp + \frac{w_2^2 - w_1^2}{2} \right] = P + \dot{m} \left[v(p_2 - p_1) + \frac{w_2^2 - w_1^2}{2} \right]$$

$$P_{\text{diss}} = 10.475 \times 10^3 + 3.78 \left[\frac{1}{1000} (0.9806 - 4.903) \times 10^6 + \frac{15.24^2 - 91.44^2}{2} \right]$$

$$P_{\text{diss}} = 10.475 \times 10^3 + 3.78 [- 7987] = -19716 \text{ W} = 19.715 \text{ kW}$$