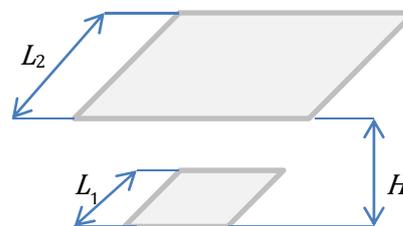


Principi di Ingegneria Chimica
Anno Accademico 2011-2012

Cognome	Nome	Matricola	Firma

Problema 1. Un corpo a forma di parallelepipedo a base quadrata, di lato L_1 , spessore s_1 , densità ρ , calore specifico C_p e emissività ε_1 , è esposto all'irraggiamento da parte di una lampada a infrarossi, anch'essa a forma di parallelepipedo di base quadrata di lato L_2 e emissività ε_2 . I due parallelepipedo sono disposti come mostrato in figura, affacciati ad una distanza H . In queste condizioni il fattore di vista tra i due oggetti NON è unitario ($F_{21} \neq 1$). La lampada è mantenuta alla temperatura T_2 , tutto il sistema è contenuto in una cavità piena d'aria a temperatura T_a . I fenomeni di irraggiamento tra il corpo, l'aria e le pareti della cavità sono trascurabili. La temperatura del corpo, inizialmente pari a T_0 , viene monitorata durante il riscaldamento: si osserva, per tempi brevi, una crescita lineare della temperatura col tempo, $T(t) = T_0 + at$; per tempi sufficientemente lunghi invece il corpo raggiunge una temperatura costante e pari a T_s .



Calcolare:

1. Il valore iniziale del flusso di calore per irraggiamento dalla lampada (corpo 2) al corpo 1;
2. Il valore del fattore di vista F_{21} ;
3. Il valore del coefficiente di scambio termico per convezione (immaginando che sia costante e pari al valore di stato stazionario).

Proporre infine un modello completo del riscaldamento del corpo 1.

Dati. $L_1 = 5$ cm, $s_1 = 2$ mm, $\rho = 5000$ kg/m³, $C_p = 3$ kJ/kg·K, $\varepsilon_1 = 0.98$, $L_2 = 60$ cm, $\varepsilon_2 = 0.6$, $H = 50$ cm, $T_2 = 1200$ K, $T_a = 30^\circ\text{C}$, $T_0 = 20^\circ\text{C}$, $a = 5 \cdot 10^{-3}$ K/s, $T_s = 120^\circ\text{C}$.

Problema 2. Un serbatoio aperto all'atmosfera contiene acqua ed è in collegamento con un secondo serbatoio, posto ad una quota inferiore, chiuso ed inizialmente pieno d'aria a pressione atmosferica. Il secondo serbatoio è cilindrico, di diametro D ed altezza totale H . I due serbatoi sono in collegamento mediante un tubo liscio, di diametro interno d , di lunghezza totale L e recante una valvola a saracinesca (di coefficiente di perdita localizzata e_v), inizialmente chiusa. All'istante zero la valvola viene aperta e pertanto l'acqua comincia a fluire dal serbatoio 1 al serbatoio 2, fino ad una situazione per cui il fluido nei due serbatoi è in equilibrio e non si assiste più a movimento di liquido. Durante tutto il processo la differenza di quota tra i due peli liberi si può ritenere costante e pari al valore Δh , e il sistema è isoterma alla temperatura T . Calcolare:

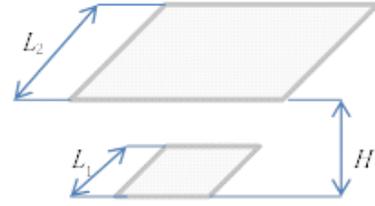
1. La pressione della fase aeriforme nel serbatoio 2 quando si ferma il moto del liquido;
2. Il livello raggiunto dal liquido nel serbatoio 2;

Proporre poi un modello per il calcolo dell'evoluzione del livello del liquido nel serbatoio 2 nel tempo, e descrivere la strategia di risoluzione del modello (soluzione analitica o soluzione numerica, metodi di risoluzione adottabili).

Dati. $D = 2$ m, $H = 3$ m, $d = 10$ cm, $L = 15$ m, $e_v = 0.8$, $\Delta h = 5$ m, $T = 25^\circ\text{C}$.



Problema 1. Un corpo a forma di parallelepipedo a base quadrata, di lato L_1 , spessore s_1 , densità ρ , calore specifico C_P e emissività ε_1 , è esposto all'irraggiamento da parte di una lampada a infrarossi, anch'essa a forma di parallelepipedo di base quadrata di lato L_2 e emissività ε_2 . I due parallelepipedo sono disposti come mostrato in figura, affacciati ad una distanza H . In queste condizioni il fattore di vista tra i due oggetti NON è unitario ($F_{21} \neq 1$). La lampada è mantenuta alla temperatura T_2 , tutto il sistema è contenuto in una cavità piena d'aria a temperatura T_s . I fenomeni di irraggiamento tra il corpo, l'aria e le pareti della cavità sono trascurabili. La temperatura del corpo, inizialmente pari a T_0 , viene monitorata durante il riscaldamento: si osserva, per tempi brevi, una crescita lineare della temperatura col tempo, $T(t) = T_0 + at$; per tempi sufficientemente lunghi invece il corpo raggiunge una temperatura costante e pari a T_s .



Calcolare:

1. Il valore iniziale del flusso di calore per irraggiamento dalla lampada (corpo 2) al corpo 1;
2. Il valore del fattore di vista F_{21} ;
3. Il valore del coefficiente di scambio termico per convezione (immaginando che sia costante e pari al valore di stato stazionario).

Proporre infine un modello completo del riscaldamento del corpo 1.

Dati $L_1 = 5 \text{ cm}$, $s_1 = 2 \text{ mm}$, $\rho = 5000 \text{ kg/m}^3$, $C_P = 3 \text{ kJ/kg}\cdot\text{K}$, $\varepsilon_1 = 0.98$, $L_2 = 60 \text{ cm}$, $\varepsilon_2 = 0.6$, $H = 50 \text{ cm}$, $T_2 = 1200 \text{ K}$, $T_s = 30^\circ\text{C}$, $T_0 = 20^\circ\text{C}$, $a = 5 \cdot 10^{-3} \text{ K/s}$, $T_s = 120^\circ\text{C}$.

$$L_1 := 5 \text{ cm} \quad s_1 := 2 \text{ mm} \quad \rho := 5000 \cdot \frac{\text{kg}}{\text{m}^3} \quad C_P := 3 \cdot \frac{\text{kJ}}{\text{kg}\cdot\text{K}} \quad \varepsilon_1 := 0.98 \quad L_2 := 60 \text{ cm} \quad \varepsilon_2 := 0.6 \quad H := 50 \text{ cm}$$

$$T_2 := 1200 \cdot \text{K} \quad T_a := 30^\circ\text{C} \quad T_0 := 20^\circ\text{C} \quad a := 5 \cdot 10^{-3} \cdot \frac{\text{K}}{\text{s}} \quad T_s := 120^\circ\text{C}$$

Bilancio di energia (a parametri concentrati) $\rho \cdot C_P \cdot L_1^2 \cdot s_1 \cdot \left(\frac{dT}{dt}\right) = q_{\text{irr}} \cdot L_1^2 + h \cdot (T_a - T) \cdot L_1^2$

Per tempi brevi (trascurando la convezione) $\frac{dT}{dt} = a = \frac{q_{\text{irr}}}{\rho \cdot C_P \cdot s_1}$ da cui $q_{\text{irr}} := \rho \cdot C_P \cdot s_1 \cdot a = 150 \cdot \frac{\text{W}}{\text{m}^2}$

essendo $q_{\text{irr}} = \sigma \cdot F_{21} \cdot \varepsilon_1 \cdot (\varepsilon_2 \cdot T_2^4 - T_0^4)$ si ha $F_{21} := \frac{q_{\text{irr}}}{\sigma \cdot \varepsilon_1 \cdot (\varepsilon_2 \cdot T_2^4 - T_0^4)} = 2.183 \times 10^{-3}$

Per tempi lunghi (allo stato stazionario) $\sigma \cdot F_{21} \cdot \varepsilon_1 \cdot (\varepsilon_2 \cdot T_2^4 - T_s^4) = h \cdot (T_s - T_a)$ da cui $h := \frac{\sigma \cdot F_{21} \cdot \varepsilon_1 \cdot (\varepsilon_2 \cdot T_2^4 - T_s^4)}{(T_s - T_a)} = 1.644 \cdot \frac{\text{W}}{\text{m}^2 \cdot \text{K}}$

Il modello completo è costituito dal bilancio di energia, nella forma seguente, che va risolta numericamente

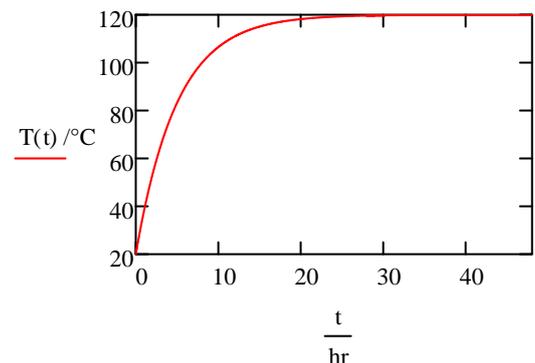
$$t_{\text{fin}} := 48 \cdot 3600 \cdot \text{s} \quad \text{Given}$$

$$\rho \cdot C_P \cdot L_1^2 \cdot s_1 \cdot \left(\frac{\text{K}}{\text{s}}\right) \cdot \left(\frac{d}{dt}\tau(t)\right) = \sigma \cdot F_{21} \cdot \varepsilon_1 \cdot \left[\varepsilon_2 \cdot T_2^4 - (\tau(t) \cdot \text{K})^4\right] \cdot L_1^2 + h \cdot (T_a - \tau(t) \cdot \text{K}) \cdot L_1^2 \quad \tau(0) = \frac{T_0}{\text{K}}$$

$$\tau := \text{Odesolve}\left(t, \frac{t_{\text{fin}}}{\text{s}}\right) \quad T(t) := \tau\left(\frac{t}{\text{s}}\right) \cdot \text{K} \quad t := 0 \cdot \text{s}, 60 \cdot \text{s} \dots t_{\text{fin}}$$

$$t_0 := 1 \cdot \text{s} \quad \frac{dT}{dt}(t_0) = 5.533 \times 10^{-3} \frac{\text{K}}{\text{s}}$$

Il valore iniziale di dT/dt è circa uguale ad a , quindi l'approssimazione di trascurare la convezione è consentita



Problema 2. Un serbatoio aperto all'atmosfera contiene acqua ed è in collegamento con un secondo serbatoio, posto ad una quota inferiore, chiuso ed inizialmente pieno d'aria a pressione atmosferica. Il secondo serbatoio è cilindrico, di diametro D ed altezza totale H . I due serbatoi sono in collegamento mediante un tubo liscio, di diametro interno d , di lunghezza totale L e recante una valvola a saracinesca (di coefficiente di perdita localizzata e_v), inizialmente chiusa. All'istante zero la valvola viene aperta e pertanto l'acqua comincia a fluire dal serbatoio 1 al serbatoio 2, fino ad una situazione per cui il fluido nei due serbatoi è in equilibrio e non si assiste più a movimento di liquido. Durante tutto il processo la differenza di quota tra i due peli liberi si può ritenere costante e pari al valore Δh , e il sistema è isoterma alla temperatura T . Calcolare:

1. La pressione della fase aeriforme nel serbatoio 2 quando si ferma il moto del liquido;
2. Il livello raggiunto dal liquido nel serbatoio 2;

Proporre poi un modello per il calcolo dell'evoluzione del livello del liquido nel serbatoio 2 nel tempo, e descrivere la strategia di risoluzione del modello (soluzione analitica o soluzione numerica, metodi di risoluzione adottabili).

Dati $D = 2$ m, $H = 3$ m, $d = 10$ cm, $L = 15$ m, $e_v = 0.8$, $\Delta h = 5$ m, $T = 25^\circ\text{C}$.

$$D := 2 \cdot \text{m} \quad H := 3 \cdot \text{m} \quad d := 10 \cdot \text{cm} \quad L := 15 \cdot \text{m} \quad e_v := 0.8 \quad \Delta h := 5 \cdot \text{m} \quad T := 25^\circ\text{C}$$

$$P_1 := 1 \cdot \text{atm} \quad P_{20} := 1 \cdot \text{atm}$$

Bilancio di energia meccanica tra i peli liberi

$$\frac{v_1^2}{2} + g \cdot h_1 + \frac{P_1}{\rho} = \frac{v_2^2}{2} + g \cdot h_2 + \frac{P_2}{\rho} + \frac{v_t^2}{2} \cdot \left(\sum e_v + 4 \frac{f \cdot L}{d} \right)$$

Semplificando le velocità dei peli liberi, quando si ferma il fluire si ha:

$$g \cdot \Delta h = \frac{P_{2ss} - P_1}{\rho} \quad \text{da cui} \quad P_{2ss} := P_1 + \rho \cdot g \cdot \Delta h = 3.42 \cdot \text{atm}$$

Detto h_{ss} il livello di liquido nel serbatoio 2, il volume di serbatoio che contiene aria sarà: $\frac{\pi \cdot D^2}{4} \cdot (H - h_{ss})$

Dato che, per un sistema chiuso isoterma contenente un gas ideale si ha: $P \cdot V = \text{costante}$

Ne deriva che $P_{20} \cdot \frac{\pi \cdot D^2}{4} \cdot H = P_{2ss} \cdot \frac{\pi \cdot D^2}{4} \cdot (H - h_{ss})$ ovvero $h_{ss} := H \cdot \frac{P_{2ss} - P_{20}}{P_{2ss}} = 2.123 \text{ m}$

ACC = IN

Bilancio di materia nel serbatoio 2

$$\text{ODE} \quad \rho \cdot \frac{\pi \cdot D^2}{4} \cdot \left(\frac{d}{dt} h(t) \right) = \rho \cdot \frac{\pi \cdot d^2}{4} \cdot v_t(t) \quad h(0) = 0$$

Durante il fluire del liquido:

$$\frac{v_1^2}{2} + g \cdot h_1 + \frac{P_1}{\rho} = \frac{v_2^2}{2} + g \cdot h_2 + \frac{P_2}{\rho} + \frac{v_t^2}{2} \cdot \left(\sum e_v + 4 \frac{f \cdot L}{d} \right)$$

$$\text{da cui (1)} \quad v_t(t) = \sqrt{2 \cdot \frac{g \cdot \Delta h + \frac{P_1 - P_2(t)}{\rho}}{\sum e_v + 4 \frac{f(N_{Re}(t)) \cdot L}{d}}} \quad \text{con} \quad \sum e_v = e_v + 0.45 + 1$$

$$\text{sempre da PV = costante (2)} \quad P_2(t) = P_{20} \cdot \frac{H}{H - h(t)}$$

Quindi l'ODE si può risolvere dopo aver calcolato v_t dalla (1) e P_2 dalla (2). La (1) va risolta per tentativi, è necessaria una soluzione numerica della ODE (p.e. col metodo di Eulero).