Principi di Ingegneria Chimica Anno Accademico 2009-2010

Cognome	Nome	Matricola	Firma

Problema 1. Un olio combustibile, di densità ρ e viscosità μ , viene fatto circolare attraverso una tubazione liscia a sezione anulare di diametro interno D_1 e diametro esterno D_2 , disposta orizzontalmente e lunga L. La perdita di carico osservata ai capi della tubazione sia ΔP . La tubazione alimenta un serbatoio, inizialmente vuoto, di forma cilindrica di diametro D, con un foro sul fondo di diametro D.

- 1. Calcolare la portata volumetrica di olio che viene inviata nel serbatoio,
- 2. Proporre una equazione per descrivere il riempimento del serbatoio, tenendo conto del foro sul fondo.
- 3. Calcolare dopo quanto tempo l'altezza dell'olio nel serbatoio raggiunge il valore H.

Dati. $D_1 = 5$ cm, $D_2 = 10$ cm, L = 10 m, $\Delta P = 2000$ Pa, $\mu = 0.01$ Pa·s, $\rho = 800$ kg/m³, D = 3 m, d = 5 cm, H = 2 m.

Problema 2. Un pannello solare è assimilabile ad una lastra piana orizzontale di lato L, ed è esposto ad un flusso q_{sol} di radiazione solare, mentre è investito da una corrente di aria fredda a velocità v_{∞} e temperatura T_{∞} . Il pannello è un corpo grigio di remissività ε , completamente affacciato su superfici alla temperatura T_a , che si possono supporre nere. Calcolare:

- 1. La temperatura di stato stazionario del pannello;
- 2. Il flusso di calore scambiato per convezione forzata dal pannello, chiarendone il verso;
- 3. Il flusso di calore scambiato per irraggiamento dal pannello con l'ambiente esterno, chiarendone il verso.

Dati. L = 3.5 m, $q_{sol} = 800 \text{ W/m}^2$, $v_{\infty} = 0.5 \text{ m/s}$, $T_{\infty} = 280 \text{ K}$, $\varepsilon = 0.737$, $T_a = 250 \text{ K}$.

Problema 1. Un olio combustibile, di densità ρ e viscosità μ , viene fatto circolare attraverso una tubazione liscia a sezione anulare di diametro interno D_1 e diametro esterno D_2 , disposta orizzontalmente e lunga L. La perdita di carico osservata ai capi della tubazione sia ΔP . La tubazione alimenta un serbatoio, inizialmente vuoto, di forma cilindrica di diametro D, con un foro sul fondo di diametro D.

- 1. Calcolare la portata di olio che viene inviata nel serbatoio,
- Proporre una equazione per descrivere il riempimento del serbatoio, tenendo conto del foro sul fondo.
- 3. Proporre un metodo per calcolare dopo quanto tempo l'altezza dell'olio nel serbatoio raggiunge il valore H. Se il calcolo è agevole, determinare tale tempo.

Dati. $D_1 = 5$ cm, $D_2 = 10$ cm, L = 10 m, $\Delta P = 2000$ Pa, $\mu = 0.01$ Pa·s, $\rho = 800$ kg/m³, D = 3 m, d = 5 cm.

$$\begin{array}{lll} D_1 := 5 \cdot cm & D_2 := 10 \cdot cm & \underset{\text{M}}{\text{L}} := 10 \cdot m & \Delta P := 2000 \cdot Pa & \mu := 0.01 \cdot Pa \cdot s & \rho := 800 \cdot \frac{kg}{m^3} & D := 3 \cdot m & \underset{\text{M}}{\text{H}} := 2 \cdot m & \\ R_h := \frac{\pi \cdot \left(D_2^{\ 2} - D_1^{\ 2}\right)}{4 \cdot \pi \left(D_2 + D_1\right)} = 1.25 \cdot cm & \text{raggio idraulico} & d := 5 cm & \\ \end{array}$$

$$v := 1 \cdot \frac{m}{s} \qquad \text{Given} \qquad \frac{\Delta P}{\rho} = \frac{v^2}{2} \cdot f\left(\frac{v \cdot 4 \cdot R_h \cdot \rho}{\mu}, 0\right) \cdot \frac{L}{R_h} \qquad \text{ where } V := Miner(v) = 0.751 \cdot \frac{m}{s}$$

$$\text{Define } D_1 = 0.018 \cdot \frac{m^3}{s}$$

$$\text{Define } V := v \cdot \pi \cdot \left(D_2^2 - D_1^2\right) = 0.018 \cdot \frac{m^3}{s}$$

$$N_{Re} := \frac{v \cdot 4 \cdot R_h \cdot \rho}{\mu} = 3.004 \times 10^3$$

$$f\left(\frac{v \cdot 4 \cdot R_h \cdot \rho}{\mu}, 0\right) = 0.011$$

$$\rho \cdot \frac{\pi \cdot D^2}{4} \cdot \left(\frac{d}{dt} H(t)\right) = \rho \cdot Vp - \rho \cdot \frac{\pi \cdot d^2}{4} \cdot v_{out}(t) \qquad \frac{v_{out}(t)^2}{2} = g \cdot H(t)$$

$$\frac{1}{\sqrt{2 \cdot g}} \cdot \left(\frac{D}{d}\right)^2 \cdot \frac{d}{dt} H(t) = \frac{4 \cdot Vp}{\pi \cdot d^2 \cdot \sqrt{2g}} - H(t)^{0.5} \qquad \qquad \text{A.:} = \frac{1}{\sqrt{2 \cdot g}} \cdot \left(\frac{D}{d}\right)^2 = 812.881 \frac{s}{m^{0.5}} \qquad B := \frac{4 \cdot Vp}{\pi \cdot d^2 \cdot \sqrt{2g}} = 2.035 \, \text{m}^{0.5}$$

$$\frac{dH}{B - H^{0.5}} = \frac{dt}{A} \qquad \int_{0}^{H} \frac{1}{B - x^{2}} dx = -\left(2 \cdot B \cdot \ln\left(\frac{B - \sqrt{H}}{B}\right) + 2\sqrt{H}\right) \qquad t^{\circ} := A \cdot -\left(2 \cdot B \cdot \ln\left(\frac{B - \sqrt{H}}{B}\right) + 2\sqrt{H}\right) = 1.629 \times 10^{3} \text{ s}$$

$$t^{\circ} = 27.146 \cdot \text{min}$$

Problema 2. Un pannello solare è assimilabile ad una lastra piana orizzontale di lato L, ed è esposto ad un flusso q_{sol} di radiazione solare, mentre è investito da una corrente di aria fredda a velocità v_8 e temperatura T_8 . Il pannello è un corpo grigio di remissività ϵ , completamente affacciato su superfici alla temperatura T_a , che si possono supporre nere. Calcolare:

- 1. La temperatura di stato stazionario del pannello;
- 2. Il flusso di calore scambiato per convezione forzata dal pannello, chiarendone il verso;
- 3. Il flusso di calore scambiato per irraggiamento dal pannello con l'ambiente esterno, chiarendone il verso.

Dati. $L = 3.5 \text{ m}, q_{sol} = 800 \text{ W/m}^2, v_8 = 0.5 \text{ m/s}, T_8 = 280 \text{ K}, \varepsilon = 0.737, T_a = 250 \text{ K}.$

$$\begin{array}{lll} L := 3.5 \cdot m & q_{sol} := 800 \cdot \frac{W}{m^2} & v_{inf} := .5 \cdot \frac{m}{s} & T_{inf} := 280 \cdot K & T_a := 250 \cdot K \\ \varpi := 5.67 \cdot 10^{-8} \cdot \frac{W}{m^2 \cdot K^4} & T_{inf} := 6.85 \cdot {}^{\circ}C & T_a = -23.15 \cdot {}^{\circ}C \end{array}$$

$$\begin{split} N_{\text{Nu.m}} &:= \frac{v_{\text{inf}} \cdot L}{v_{\text{A}} \left(T_{\text{inf}} \right)} = 1.271 \times 10^5 \qquad N_{\text{Pr}} := N_{\text{Pr.A}} \left(T_{\text{inf}} \right) = 0.714 \\ N_{\text{Nu.m}} &:= 2 \cdot 0.332 \cdot N_{\text{Re}}^{0.8} \cdot N_{\text{Pr}}^{0.33} = 7.199 \times 10^3 \qquad h_{\text{m}} := \frac{k_{\text{A}} \left(T_{\text{inf}} \right)}{L} N_{\text{Nu.m}} = 50.596 \cdot \frac{W}{m^2 \cdot K} \end{split}$$

$$T = T_{inf}$$
 Given

$$q_{sol} \cdot \varepsilon = \sigma \cdot \varepsilon \cdot \left(T^4 - T_a^4\right) + \frac{k_A \left(\frac{T + T_{inf}}{2}\right)}{L} \cdot \left[2 \cdot 0.332 \cdot \left(\frac{v_{inf} \cdot L}{v_A \left(\frac{T + T_{inf}}{2}\right)}\right)^{0.5} \cdot N_{Pr.A} \left(\frac{T + T_{inf}}{2}\right)^{0.33}\right] \cdot \left(T - T_{inf}\right)^{0.33} \cdot \left(\frac{v_{inf} \cdot L}{v_A \left(\frac{T + T_{inf}}{2}\right)^{0.33}}\right)^{0.33} \cdot \left(\frac{v_{inf} \cdot L}{v_{inf} \cdot L}\right)^{0.33} \cdot \left(\frac{v_{inf} \cdot L}{v_{inf} \cdot L}\right)^{0.33} \cdot \left(\frac{v_{inf} \cdot L}{$$

$$T := Minerr(T) = 352.583 \text{ K}$$
 $T = 79.433.$ °C

$$N_{\text{RAPA}} = \frac{v_{inf} \cdot L}{v_A \left(\frac{T + T_{inf}}{2}\right)} = 1.02 \times 10^5$$

$$N_{\text{Nu.max}} = 2.0.332 \cdot \left(N_{\text{Re}}\right)^{0.5} \cdot N_{\text{Pr.A}} \left(\frac{T + T_{\text{inf}}}{2}\right)^{0.33} = 189.468 \qquad \qquad h_{\text{max}} := \frac{k_{\text{A}} \left(\frac{T + T_{\text{inf}}}{2}\right)}{L} \cdot N_{\text{Nu.m}} = 1.475 \cdot \frac{W}{M_{\text{Nu.m}}^2 + 1.475} \cdot$$

$$q_{CF} := h_m \cdot (T - T_{inf}) = 107.034 \cdot \frac{W}{m^2}$$

$$N_{Pr.A} \left(\frac{T + T_{inf}}{2} \right) = 0.711$$

$$h_{\text{Nu.m}} := \frac{k_A \left(\frac{T + T_{inf}}{2}\right)}{L} \cdot N_{Nu.m} = 1.475 \cdot \frac{W}{m^2 \cdot K}$$

$$q_{IRR} := \sigma \cdot \varepsilon \cdot \left(T^4 - T_a^4\right) = 482.566 \cdot \frac{W}{m^2}$$

$$\frac{N_{\text{Nu.m}}}{N_{\text{Re}} \cdot N_{\text{Pr.A}} \left(\frac{T + T_{\text{inf}}}{2}\right)^{0.33}} = 0.00208$$