

Principi di Ingegneria Chimica  
Anno Accademico 2012-2013

Cognome	Nome	Matricola	Firma

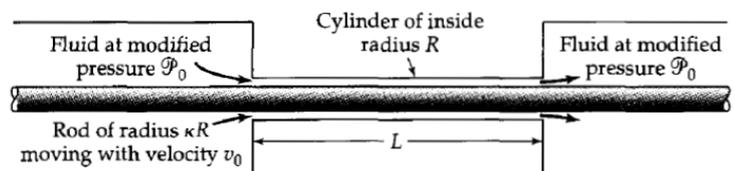
**Problema 1.** Un ceppo di legno di forma cilindrica e di diametro  $D$  è inizialmente a temperatura  $T_0$ , quando viene esposto ad una corrente di gas caldi, con le caratteristiche dell'aria e a temperatura  $T_\infty$  e velocità, ortogonale all'asse del cilindro,  $v_\infty$ . Il legno ha conducibilità  $k_L$ , diffusività termica  $\alpha_L$  e temperatura di ignizione  $T_I$ .

Determinare:

1. Il coefficiente medio di scambio termico per convezione tra i fumi caldi e il cilindro di legno;
2. Se il problema di riscaldamento del ceppo va trattato a parametri concentrati o a parametri distribuiti;
3. Dopo quanto tempo il ceppo comincia a bruciare.

**Dati.**  $D = 15 \text{ cm}$ ,  $T_0 = 20^\circ\text{C}$ ,  $T_\infty = 400^\circ\text{C}$ ,  $v_\infty = 1 \text{ m/s}$ ,  $k_L = 0.15 \text{ W}/(\text{m}\cdot\text{K})$ ,  $\alpha_L = 1.6 \cdot 10^{-7} \text{ m}^2/\text{s}$ ,  $T_I = 280^\circ\text{C}$ .

**Problema 2.** Un filo metallico di raggio  $\kappa R$  si muove con velocità  $v_0$  all'interno di un condotto, di raggio  $R$  e lunghezza  $L$ . Il condotto collega due ambienti pieni di un polimero fuso, di densità  $\rho$  e viscosità  $\mu$ , alla pressione  $\mathcal{P}_0$  (si tratta di un dispositivo per la ricopertura di conduttori con guaine isolanti). Determinare:



1. Il profilo di velocità nell'intercapedine tra filo metallico e parete interna del condotto;
2. La portata di polimero che viene trascinata nell'intercapedine;
3. La forza di attrito che agisce sul filo.

**Dati.**  $R = 5 \text{ cm}$ ,  $\kappa = 0.8$ ,  $v_0 = 2 \text{ m/s}$ ,  $L = 1.5 \text{ m}$ ,  $\rho = 1200 \text{ kg}/\text{m}^3$ ,  $\mu = 20 \text{ Pa}\cdot\text{s}$ .

**Istruzioni:** compilare innanzitutto con i propri dati la parte alta di questo foglio; per le risposte utilizzare solo questo foglio.

**Prova scritta - 17 maggio 2013**



**Problema 1.** Un ceppo di legno di forma cilindrica e di diametro  $D$  è inizialmente a temperatura  $T_0$ , quando viene esposto ad una corrente di gas caldi, con le caratteristiche dell'aria e a temperatura  $T_\infty$  e velocità, ortogonale all'asse del cilindro,  $v_\infty$ . Il legno ha conducibilità  $k_L$ , diffusività termica  $\alpha_L$  e temperatura di ignizione  $T_I$ .

Determinare:

1. Il coefficiente medio di scambio termico per convezione tra i fumi caldi e il cilindro di legno;
2. Se il problema di riscaldamento del ceppo va trattato a parametri concentrati o a parametri distribuiti;
3. Dopo quanto tempo il ceppo comincia a bruciare.

**Dati.**  $D = 15 \text{ cm}$ ,  $T_0 = 20^\circ\text{C}$ ,  $T_\infty = 400^\circ\text{C}$ ,  $v_\infty = 1 \text{ m/s}$ ,  $k_L = 0.15 \text{ W/(m}\cdot\text{K)}$ ,  $\alpha_L = 1.6 \cdot 10^{-7} \text{ m}^2/\text{s}$ ,  $T_I = 280^\circ\text{C}$ .

$$D := 15 \cdot \text{cm} \quad T_0 := 20^\circ\text{C} \quad T_{\text{inf}} := 400^\circ\text{C} \quad T_I := 280^\circ\text{C} \quad v_{\text{inf}} := 1 \cdot \frac{\text{m}}{\text{s}} \quad k_L := 0.15 \frac{\text{W}}{\text{m}\cdot\text{K}} \quad \alpha_L := 1.6 \cdot 10^{-7} \cdot \frac{\text{m}^2}{\text{s}}$$

$$R := 0.5 \cdot D = 7.5 \cdot \text{cm}$$

$$T_f := \frac{1}{2} \cdot (T_0 + T_{\text{inf}}) = 483.15 \text{ K} \quad T_f = 210^\circ\text{C} \quad \nu_A(T_f) = 3.586 \times 10^{-5} \cdot \frac{\text{m}^2}{\text{s}}$$

$$N_{\text{Re}} := \frac{v_{\text{inf}} \cdot D}{\nu_A(T_f)} = 4.183 \times 10^3 \quad N_{\text{Pr}} := N_{\text{Pr},A}(T_f) = 0.699$$

Correlazione 14.4-7 p. 440 nuova edizione

$$N_{\text{Nu}} := \left( 0.4 N_{\text{Re}}^{0.5} + 0.06 N_{\text{Re}}^{0.67} \right) \cdot N_{\text{Pr}}^{0.4} \cdot \left( \frac{\mu_A(T_0)}{\mu_A(T_{\text{inf}})} \right)^{0.25} = 31.341$$

Oppure dal grafico p. 417 vecchia edizione

$$j_H := \frac{N_{\text{Nu}}}{N_{\text{Re}} \cdot N_{\text{Pr}}^{0.33}} = 8.433 \times 10^{-3}$$

$$h := \frac{N_{\text{Nu}} \cdot k_A(T_f)}{D} = 8.028 \cdot \frac{\text{W}}{\text{m}^2 \cdot \text{K}}$$

$$L_c = \frac{\text{volume}}{\text{area\_di\_scambio}} = \frac{\frac{\pi \cdot D^2}{4} \cdot L}{\pi \cdot D \cdot L} = \frac{D}{4}$$

$$L_c := \frac{D}{4}$$

$$N_{\text{Bi}} := \frac{h}{\frac{k_L}{L_c}} = 2.007$$

parametri distribuiti



Attenzione. Si riscalda prima la superficie, dove comincia la combustione. Quindi  $n = 1$ .

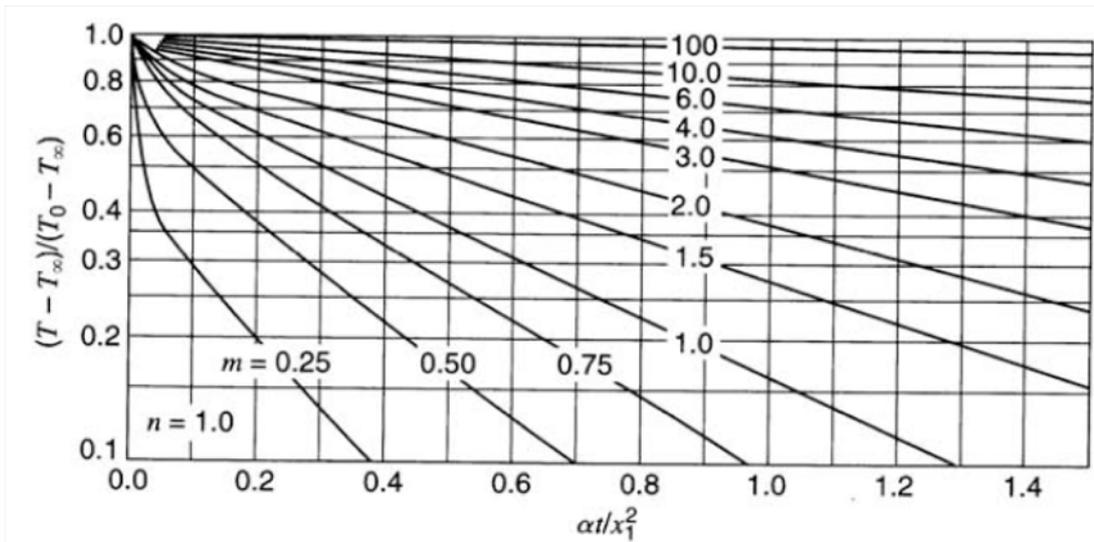
$$m := \left( \frac{h}{\frac{k_L}{R}} \right)^{-1} = 0.249 \quad n := 1 \quad \theta := \frac{T_{\text{inf}} - T_I}{T_{\text{inf}} - T_0} = 0.316$$

Dal grafico dei transitori per i cilindri (attenzione, per i valori assunti da  $m$  e  $n$  occorre il grafico di dettaglio, non quello generale)

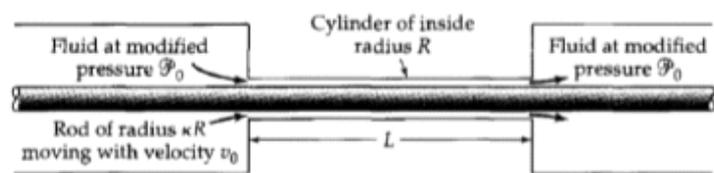
$$t^\circ := 10 \cdot \text{min} \quad \text{Given} \quad \Theta_{\text{cyl}} \left( t^\circ, R, \frac{h \cdot R}{k_L} \right) = \theta^\circ \quad t^\circ := \text{Minerr}(t^\circ) = 3.357 \times 10^3 \text{ s}$$

$$t^\circ = 55.954 \cdot \text{min}$$

$$\frac{t^\circ \cdot \alpha_L}{R^2} = 0.095$$



**Problema 2.** Un filo metallico di raggio  $\kappa R$  si muove con velocità  $v_0$  all'interno di un condotto, di raggio  $R$  e lunghezza  $L$ . Il condotto collega due ambienti pieni di un polimero fuso, di densità  $\rho$  e viscosità  $\mu$ , alla pressione  $\mathcal{P}_0$  (si tratta di un dispositivo per la ricopertura di conduttori con guaine isolanti). Determinare:



1. Il profilo di velocità nell'intercapedine tra filo metallico e parete interna del condotto;
2. La portata di polimero che viene trascinato nell'intercapedine;
3. La forza di attrito che agisce sul filo.

**Dati.**  $R = 5 \text{ cm}$ ,  $\kappa = 0.8$ ,  $v_0 = 2 \text{ m/s}$ ,  $L = 1.5 \text{ m}$ ,  $\rho = 1200 \text{ kg/m}^3$ ,  $\mu = 20 \text{ Pa}\cdot\text{s}$ .

$$R := 5 \cdot \text{cm} \quad \kappa := 0.8 \quad v_0 := 2 \cdot \frac{\text{m}}{\text{s}} \quad L := 1.5 \cdot \text{m} \quad \rho := 1200 \cdot \frac{\text{kg}}{\text{m}^3} \quad \mu := 20 \cdot \text{Pa}\cdot\text{s}$$

$$(a) \frac{v_z}{v_0} = \frac{\ln(r/R)}{\ln \kappa}$$

$$(b) w = \frac{\pi R^2 v_0 \rho}{2} \left[ \frac{(1 - \kappa^2)}{\ln(1/\kappa)} - 2\kappa^2 \right]$$

$$(c) F_z = -2\pi L \mu v_0 / \ln(1/\kappa)$$

$$w := \frac{\pi \cdot R^2 \cdot v_0 \cdot \rho}{2} \cdot \left( \frac{1 - \kappa^2}{\ln\left(\frac{1}{\kappa}\right)} - 2 \cdot \kappa^2 \right) = 3.141 \frac{\text{kg}}{\text{s}}$$

$$F_z := -2 \cdot \pi \cdot L \cdot \mu \cdot \frac{v_0}{\ln\left(\frac{1}{\kappa}\right)} = -16.895 \cdot \text{kN}$$

a. The momentum balance is the same as that in Eq. 2.3-11 or Eq. 2.4-2, but with the pressure-difference term omitted. We can substitute Newton's law of viscosity into this equation to get

$$-\mu \frac{dv_z}{dr} = \frac{C_1}{r}, \text{ whence } v_z = -\frac{C_1}{\mu} \ln r + C_2 \quad \text{or} \quad \frac{v_z}{v_0} = -D_1 \ln \frac{r}{R} + D_2$$

That is, we select new integration constants, so that they are dimensionless. These integration constants are determined from the no-slip conditions at the cylindrical surfaces:  $v_z(\kappa R) = v_0$  and  $v_z(R) = 0$ . The constants of integration are  $D_2 = 0$  and  $D_1 = -1/\ln \kappa$ . This leads then directly to the result given in the book.

b. The mass rate of flow is

$$\begin{aligned} w &= \int_0^{2\pi} \int_{\kappa R}^R \rho v_z r dr d\theta = 2\pi\rho \frac{v_0 R^2}{\ln \kappa} \int_{\kappa}^1 (\ln \xi) \xi d\xi \\ &= 2\pi\rho \frac{v_0 R^2}{\ln \kappa} \left( \frac{1}{2} \xi^2 \ln \xi - \frac{1}{4} \xi^2 \right) \Big|_{\kappa}^1 = 2\pi\rho \frac{v_0 R^2}{\ln \kappa} \left( -\frac{1}{2} \kappa^2 \ln \kappa - \frac{1}{4} (1 - \kappa^2) \right) \end{aligned}$$

which is equivalent to the answer in the text.

c. The force on a length  $L$  of the rod

$$F = \int_0^L \int_0^{2\pi} \left( +\mu \frac{dv_z}{dr} \right) \Big|_{r=\kappa R} \kappa R d\theta dz = 2\pi\kappa RL\mu v_0 \frac{(1/\kappa R)}{\ln \kappa}$$

which gives the expression in the book.