



EXAMEN DU TRANSFERTS THERMIQUES (S5)

EXERCICE 01

Soit un cylindre creux de conductivité thermique $\lambda = 30 [W / (m.K)]$ et de longueur de 1 m, défini par un rayon intérieur $R_1 = 2$ cm et un rayon extérieur $R_2 = 6$ cm. Ce cylindre est le siège d'une génération de chaleur interne non uniforme de la forme $S_g = 3.10^7 r^2$.

Les conditions aux limites sont :

- $T(R_1) = T_1 = 120$ °C
- $T(R_2) = T_2 = 50$ °C

1/Établir l'équation du profil de température $T(r)$.

2/ Calculer le flux thermique pour $r=R_2$

3/Si la paroi externe soumet à une condition d'adiabacité, déterminer dans ce cas la température externe.

EXERCICE 02

On étudie le refroidissement d'une pomme assimilée à une sphère parfaite de diamètre $D = 5$ cm. Elle a Initialement une température uniforme $T_i = 30$ °C, elle est brusquement placée dans une chambre froide ventilée maintenue à une température de 5 °C.

1/Déterminer la température de la pomme après 10 minutes d'exposition au réfrigérateur, en supposant que le coefficient d'échange par convection est 6.5 $W/m^2.K$

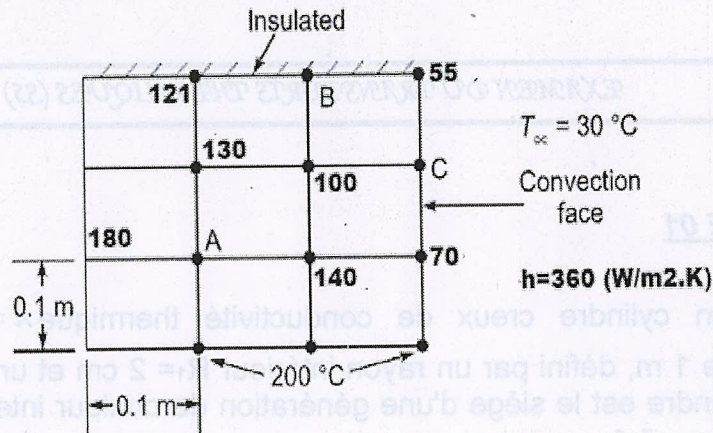
2/Déterminez le temps nécessaire pour que la température de la pomme atteigne 13°C .

3/En réalité le coefficient de convection est $h = 9.6 W/m^2.K$.Quelle sera dans ce cas la température au centre de la pomme après 2 heures passées dans la chambre

froide ? **On donne :** $\rho = 993 [kg / m^3]$, $C_p = 4187 [J / kg.K]$, $\lambda = 0.72 [W / m.K]$

EXERCICES 03

Soit le schéma présenté sur la figure suivante



En supposant qu'il n'y a pas de source de chaleur et le régime est stationnaire

-Calculer les températures aux neuds A, B et C.

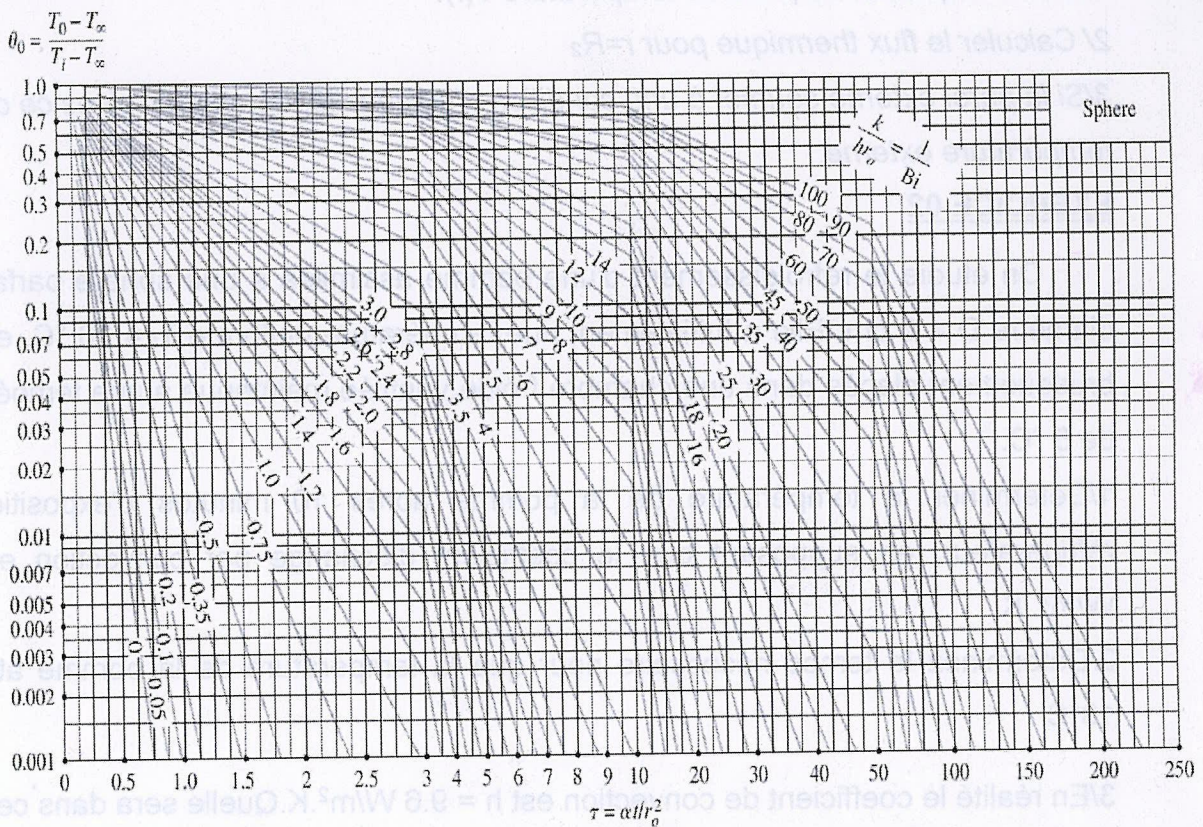


Fig 1. Température de la sphère

BON COURAGE

Corrigé type du transfert thermique

Niveau: L3PE

A.U. 2025/2026

EX01: $\lambda = 30 \text{ [W/(m}\cdot\text{K)]}$; $R_1 = 2 \text{ cm}$, $R_2 = 6 \text{ cm}$

$$S_g = 3 \cdot 10^7 r^2$$

$$T(r=R_1) = 120^\circ\text{C}$$

$$T(r=R_2) = 50^\circ\text{C}$$

1/ Etablissement de l'éq de la température:

$$\left(\frac{d^2 T}{dr^2} + \frac{1}{r} \frac{dT}{dr} \right) + S_g = 0 \Rightarrow \frac{d^2 T}{dr^2} + \frac{1}{r} \frac{dT}{dr} = \frac{-S_g}{\lambda} = \frac{-3 \cdot 10^7 r^2}{30}$$

$$\text{donc } \left[\frac{d^2 T}{dr^2} + \frac{1}{r} \frac{dT}{dr} = -10^6 r^2 \right]$$

2°/ Résolution de l'éq:

$$\frac{d^2 T}{dr^2} + \frac{1}{r} \frac{dT}{dr} = -10^6 r^2$$

on recherche de la solution homogène:

$$\frac{d^2 T}{dr^2} + \frac{1}{r} \frac{dT}{dr} = 0; \text{ posons } \frac{dT}{dr} = u \text{ on aura:}$$

$$\frac{du}{dr} + \frac{u}{r} = 0 \text{ donc: } u = \frac{C}{r} \text{ avec } (C \in \mathbb{R}).$$

- La solution particulière est de la forme:
 $u = \frac{C}{r} = \frac{dT}{dr} \Rightarrow \frac{dT}{dr} = \frac{C}{r} \Rightarrow T_H = C_1 \ln r + C_2$

$$u_p = \frac{C(r)}{r} \Rightarrow \frac{du_p}{dr} = \frac{C'(r) - C}{r^2}$$

donc

$$\frac{du}{dr} + \frac{u}{r} = -10^6 r^2 \Rightarrow \frac{C'r - C}{r^2} + \frac{C}{r^2} = -10^6 r^2 \text{ Alors:}$$

$$\frac{C'r - C + C}{r^2} = -10^6 r^2 \text{ c.à.d. } \frac{C'}{r} = -10^6 r^2$$

donc, on peut trouver $C(r)$.

$$C(r) = + \int -10^6 r^3 dr = \frac{-10^6 r^4}{4}$$

$$u_p = \frac{C(r)}{r} = \frac{-10^6 r^3}{4} = -25 \times 10^4 r^3$$

$$\frac{dT_p}{dr} = u_p = -25 \times 10^4 r^3 \Rightarrow \boxed{T_p = -6,25 \times 10^4 r^4}$$

donc la solution totale est:

$$T_g = T_H + T_p = c_1 \ln r + c_2 - 6,25 \times 10^4 r^4$$

$$\boxed{T_g = c_1 \ln r + c_2 - 62500 r^4} \quad (c_1, c_2) \in \mathbb{R}^2$$

$$T_1 = T(R = 0,02 \text{ m}) = 120 = c_1 \ln(0,02) + c_2 - 62500(0,02)^4$$

$$T_2 = T(R = 0,06 \text{ m}) = 50 = c_1 \ln(0,06) + c_2 - 62500(0,06)^4$$

par soustraction, on obtient:

$$\boxed{c_1 = -62,93 \text{ (}^\circ\text{C/m)}} \quad \text{}$$

$$c_2 = 120 - c_1 \ln(0,02) + 62500(0,02)^4$$

$$\Rightarrow \boxed{c_2 = -126,172 \text{ (}^\circ\text{C)}} \quad \text{}$$

Flux thermique pour $R = R_2$:

$$\phi = -\lambda \frac{dT}{dr} \cdot S'$$

$$\phi = -\lambda \left(\frac{c_1}{R_2} - 4 \times 62500 R_2^3 \right) * 2\pi R_2 \cdot L$$

$$\phi = -30 \left[\frac{-62,93}{0,06} - 2500(0,06)^3 \right] * 6,28 * 0,06 * 1$$

$$\phi = 11862,112 \text{ [W]}$$

3°/ Temperature externe si ($\rho_{R_2} = 0$):

$$-\lambda \frac{dT}{dr} = 0 \Rightarrow \frac{c_1}{r} - 2500r^3 = 0$$

$$\Rightarrow c_1 = 2500 R^4 \Rightarrow c_1 = 0,324 \frac{^\circ\text{C}}{\text{m}}$$

$$\text{donc } c_2 = 120 - 0,324 \ln(0,02) + 62500(0,02)^4$$

$$\Rightarrow c_2 = 121,27 \text{ }^\circ\text{C}$$

$$\text{donc } T(r=0,06) = -0,324 \ln(r) + 121,27 - 62500 r^4$$

$$\text{donc } T(r=R_2) = 119,54 \approx 120^\circ\text{C}$$

EX02: $D = 0,05 \text{ m}$; $T_i = 30^\circ\text{C}$, $T_\infty = 5^\circ\text{C}$

$$\Delta t = 10 * 60 = 600 \text{ (s)} \text{ et } h = 6,5 \text{ [W/(m}^2\text{.K)]}$$

1°/ Temperature de la pomme

on calcule le nombre de biot.

$$Bi = \frac{h L_c}{\lambda} \text{ avec } L_c = \frac{V}{S} = \frac{\frac{4}{3} \pi R^3}{4 \pi R^2} = \frac{R}{3} = 0,0083 \text{ m}$$

$$Bi = \frac{6,5 \times 0,083}{0,72} = 0,75 < 0,1 ; \tau = \frac{\rho c L_c}{h} = 53304$$

donc le sys est mince.

$$\text{Alors } T(t) = (T_i - T_\infty) e^{-t/\tau} + T_\infty$$

$$T(t=600s) = (30 - 5) e^{-600/53304} + 5$$

$$T(600s) = 27,33^\circ\text{C}$$

2°/ Calcul du temps

$$t = -\tau \ln \left(\frac{T(t) - T_\infty}{T_i - T_\infty} \right)$$

donc

$$t = -53304 \ln \left(\frac{13 - 5}{30 - 5} \right)$$

$$t = 6073,64 \text{ (s)}$$

3°/ Calcul de la température

on calcule le nombre de biot

$$Bi = \frac{h L_c}{\lambda} = 0,111 > 0,1. \text{ Le sys est épais}$$

on utilise les graphes

on recalcule le nombre de Bi par

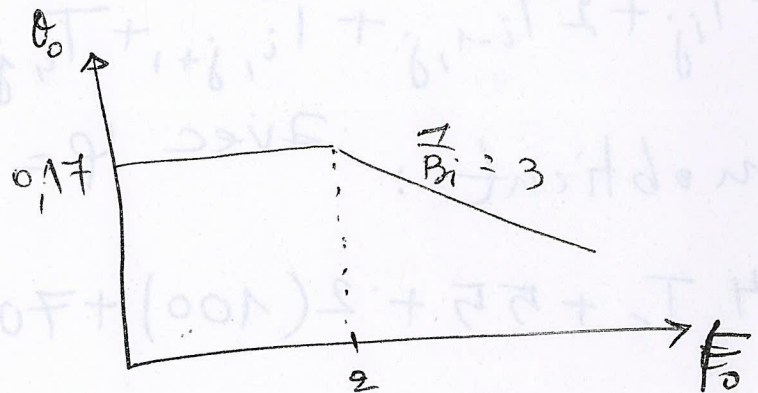
$$Bi = \frac{h \cdot R}{\lambda} = 0,333$$

Le nombre de Fourier

$$Fo = \frac{\alpha t}{r^2} \text{ avec } \alpha = \frac{\lambda}{\rho c_p} = \frac{0,72}{993 \times 4187} = 1,73 \times 10^{-7}$$

donc

$$Fo = 1,995 \approx 2$$



donc

$$\theta = \frac{T_0 - T_\infty}{T_i - T_\infty} = 0,17 \Rightarrow$$

$$T_0 = 0,17 (T_{in} - T_\infty) + T_\infty = 9,25^\circ \text{C}$$

Exercice 3 $\Delta x = \Delta y = 0,1 \text{ m}$ et $\lambda = 50 \left(\frac{\text{W}}{\text{m} \cdot \text{K}} \right)$

Nœud A

$$-4 T_A + 180 + 200 + 140 + 130 = 0$$

$$\Rightarrow T_A = 162,50^\circ \text{C}$$

Nœud B :

$$-4T_B + 121 + 2(100) + 55 = 0 \Rightarrow T_B = 94^\circ\text{C}$$

Nœud C :

on applique l'éq

$$-4T_{ij} + 2T_{i-1,j} + T_{i,j+1} + T_{i,j-1} + \frac{2\varphi\Delta y}{1} = 0$$

on obtient : avec $\varphi = h(T_\infty - T_{ij})$

$$-4T_C + 55 + 2(100) + 70 + 2h(T_\infty - T_C)\frac{\Delta y}{1} = 0$$

$$\Rightarrow T_C = 67,68^\circ\text{C}$$