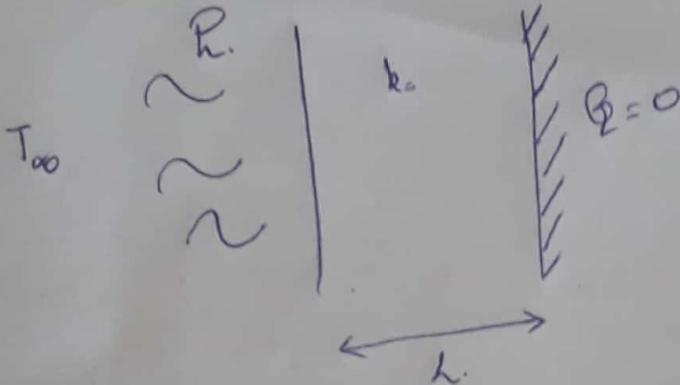


Corrigé Type de la 1^{ère} EHD du
Transfert de chaleur

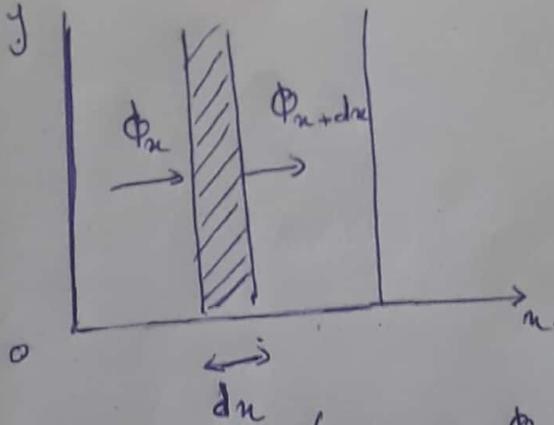
Exon 1

7 points

1^{er} le schéma qui montre les échanges thermiques entre le mur et le milieu extérieur. (1,00)



2^{ème} l'équation de la chaleur.



(0,5) $\phi_n = \phi_{n+dx}$ (0,5) $(\phi_g = 0, \phi_{st} = 0)$

$$-kA \frac{\partial T}{\partial n} \Big|_n = -kA \frac{\partial T}{\partial n} \Big|_{n+dx} \Leftrightarrow \frac{-kA \left(\frac{\partial T}{\partial n} \right)_{n+dx} - kA \left(\frac{\partial T}{\partial n} \right)_n}{dx} = 0$$

(0,5) $\Rightarrow -kA \frac{\partial^2 T}{\partial n^2} = 0$

$\Rightarrow \frac{\partial^2 T}{\partial n^2} = 0$ (0,5)

3° Les conditions aux limites :

1° côté droit : $-kA \left. \frac{\partial T}{\partial x} \right|_{x=L} = 0 \Rightarrow \boxed{\left(\frac{\partial T}{\partial x} \right)_{x=L} = 0}$ (1,00)

2° côté gauche : $-kA \left(\frac{\partial T}{\partial x} \right)_{x=0} = hA(T_a - T(x=0))$

$\left(\frac{\partial T}{\partial x} \right)_{x=0} = 0 = T_a - T(x=0) \Rightarrow \boxed{T(x=0) = T_a}$ (1,00)

4° L'évolution de la T à travers le mur.

$\frac{\partial^2 T}{\partial x^2} = 0 \Rightarrow T(x) = Ax + B$ (1,00)

On sait que : $\frac{\partial T}{\partial x} = 0 = A$ et

$T(x=0) = T_a = B$

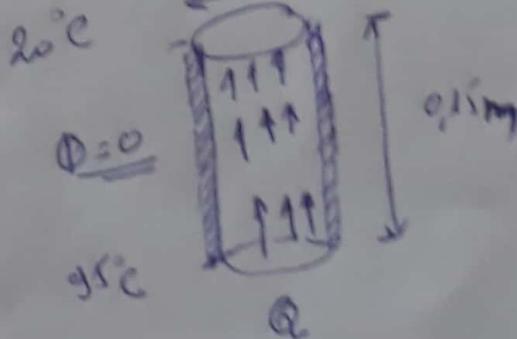
$\boxed{T(x) = 0 \cdot x + T_a = T_a}$

5° La température est uniforme à travers le mur et elle est égale à T_a (1,00)

Exon 2

5 points

1° Le schéma du problème (0,5)



Le flux entre le cylindre et l'air ambiant est nul car le cylindre est isolé à l'extérieur du cylindre la chaleur passe de la surface brulée à la haute surface (flux conductif)

2° Le flux de chaleur échangé entre le bas et le haut du cylindre est

$$\Phi = +k S \frac{\Delta T}{\Delta x} \quad \text{avec} \quad \left\{ \begin{array}{l} \Delta T = 95 - 20 = 75^\circ\text{C} \quad (0,1) \\ \Delta x = 0,15 \text{ m} \quad (0,1) \\ S = \pi R^2 = \pi \left(\frac{0,05}{2}\right)^2 = 0,00196 \text{ m}^2 \\ k \text{ le coefficient d'échange conductif} \end{array} \right.$$

$$\Phi = \left\{ \begin{array}{l} 373,06 \text{ W (cuivre, } k = 380 \text{ W/m}^\circ\text{C}) \quad (0,5) \\ 47,67 \text{ W (l'acier, } k = 18 \text{ W/m}^\circ\text{C}) \quad (0,1) \\ 1,2 \text{ W (le granite, } k = 1,2 \text{ W/m}^\circ\text{C}) \quad (0,5) \end{array} \right.$$

3° Le flux de chaleur échangé dépend de la nature du matériau (conductivité thermique), il est important lorsque le matériau est bon conducteur de chaleur, et est faible pour les mauvais conducteurs de chaleur (faible conductivité thermique). (1,00)

Ex 04⁰³

D'abord, il faut calculer le nombre de Biot

$$Bi = \frac{h L_c}{k} \Leftrightarrow Bi = \frac{12}{429} \times L_c \quad (L_c \text{ longueur caractéristique})$$

$L_c = f(\text{géométrie})$

Pour une sphère $L_c = \frac{V}{A} = \frac{4\pi R^3}{3 \times 4\pi R^2} = \frac{R}{3} = \frac{D}{6}$ (0,5)

Pour un cube $L_c = \frac{L}{6}$ (0,5)

Pour un prisme $L_c = \frac{\text{lar} \times \text{long} \times \text{haut}}{2(\text{lar} \times \text{long} + \text{long} \times \text{haut} + \text{lar} \times \text{haut})}$ (1,05)

Pour le sphère étudiée $L_e = \frac{5 \cdot 10^{-2}}{6} = 0,0083$ (0,1)

$B_i = 0,00023$ donc, $B_i < 0,1$ (0,1)

Pour le cube étudié $L_e = \frac{5 \cdot 10^{-2}}{6} = 0,0083$ (0,1)

$B_i = 0,00023$ donc, $B_i < 0,1$ (0,1)

Pour le prisme $L_e = \frac{4 \times 6 \times 5 \times (10^{-2})^3}{2 [4 \times 6 + 5 \times 6 + 5 \times 4] (10^{-2})^2} = 0,0031$ (0,1)

$B_i = 0,000227 < 0,1$ (0,1)

Pour les trois géométries la hypothèse de la T^{∞} uniforme et surfacique

Parce que $B_i < 0,1$. Dans ce cas:

$$\frac{T(t) - T_{\infty}}{T_i - T_{\infty}} = e^{-bt} \quad \text{avec} \quad \left\{ \begin{array}{l} T(t) = T^{\infty} \text{ à l'instant } t \\ T_i = T^{\infty} \text{ à } t = 0 \\ T_{\infty} = T \text{ du milieu ambiant} \end{array} \right.$$

$b = \frac{R A_s}{\rho V C_p}$. Le coefficient b est égal à (0,1)

$b = \frac{R}{\rho \cdot L_e \cdot c_p} = \frac{12}{10500 \times 0,235 \times L_e} = \left\{ \begin{array}{l} b = 0,586 \text{ s}^{-1} \text{ (sphère)} \\ b = 0,586 \text{ s}^{-1} \text{ (cube)} \\ b = 0,600 \text{ s}^{-1} \text{ (prisme)} \end{array} \right.$ (0,1)

1° Le temps nécessaire pour que la T° de la géométrie atteigne 25°C

$$\frac{T(t) - T_{\infty}}{T_i - T_{\infty}} = e^{-bt} \Leftrightarrow \ln\left(\frac{T(t) - T_{\infty}}{T_i - T_{\infty}}\right) = -bt$$

$$\Leftrightarrow t = -\frac{1}{b} \ln\left(\frac{T(t) - T_{\infty}}{T_i - T_{\infty}}\right)$$

avec, $T(t) = 25^{\circ}\text{C}$

$T_{\infty} = 33^{\circ}\text{C}$

$T_i = 0^{\circ}\text{C}$



0,5

$t = 2,428\text{ s}$ pour la sphère (0,5)

$t = 2,428\text{ s}$ pour le cube. (0,5)

$t = 2,36\text{ s}$ pour le prisme. (0,5)

Le temps nécessaire pour atteindre la T° de 25°C pour les trois géométries est presque le même, car qu'elles ont la même longueur caractéristique. (0,5)