

①

ÉNERGÉTIQUE DU BÂTIMENT

TEST 25/11/02

Pascano
 Congratulations!
 GS
 20/20

NOM SPATARO

Prénom : François

Les réponses seront portées directement sur la feuille. Seul document autorisé : fiche mémo de format A4.

1. On considère une tige de section droite uniforme, chauffée à une extrémité à la température T_1 et placée dans un milieu ambiant à la température T_0 .

La paroi latérale de la tige échange de la chaleur avec l'ambiance extérieure suivant un coefficient d'échange superficiel h . À l'intérieur de la tige, la propagation de la chaleur est supposée unidirectionnelle suivant un axe Ox , la température est donc fonction de cette variable.

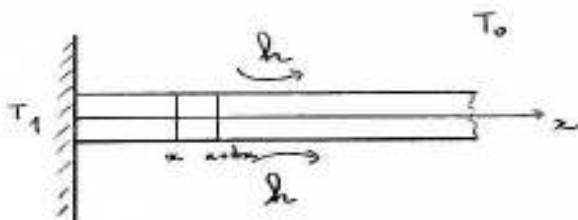
Les autres caractéristiques de la tige sont les suivantes :

- Coefficient de conductivité supposé constant : λ
- Périmètre : p
- Section droite : s

1.1 Calculer la répartition de la température $T = f(x)$, dans les cas suivants :

- Tige de longueur infinie.
- Tige de longueur finie, l'extrémité de l'ailette étant thermiquement isolée.
- Tige de longueur finie avec un échange superficiel à l'extrémité, de coefficient d'échange superficiel h .

1.2 Calculer pour chacun des cas le rendement énergétique de la tige, définie comme le rapport de la quantité de chaleur transmise par la tige à la quantité de chaleur transmise à la base de la tige si la tige était supprimée.



1) On considère un petit élément de tige compris entre les abscisses x et $x + dx$

• quantité de chaleur reçue par la face d'abscisse x

$$d^2 Q_1 = -\lambda \frac{dT(x)}{dx} \cdot s \cdot dt$$

• quantité de chaleur cédée par la face d'abscisse $x + dx$

$$d^2 Q_2 = -\lambda \frac{dT(x+dx)}{dx} \cdot s \cdot dt$$

.../...

• quantité de chaleur cédée par convection

$$d^2 Q_3 = h(T(x) - T_0) \cdot p \cdot dx \cdot dt$$

et l'équilibre, on a

$$d^2 Q_1 = d^2 Q_2 + d^2 Q_3$$

$$-\lambda \frac{dT}{dx}(x) \cdot s \cdot dt = -\lambda \frac{dT}{dx}(x+dx) \cdot s \cdot dt + h(T(x) - T_0) p \cdot dx \cdot dt$$

$$\lambda s \left[\frac{dT}{dx}(x+dx) - \frac{dT}{dx}(x) \right] = h \cdot p (T(x) - T_0) dx$$

$$\text{Or } \frac{dT}{dx}(x+dx) - \frac{dT}{dx}(x) = d \left(\frac{dT}{dx}(x) \right)$$

$$\text{Donc } \lambda s \frac{d}{dx} \left(\frac{dT}{dx}(x) \right) = h p (T(x) - T_0)$$

$$\text{d'où } \underline{\lambda s \frac{d^2 T(x)}{dx^2} = h p (T(x) - T_0)}$$

$$\text{On pose } X(x) = T(x) - T_0 ; \text{ on a } \frac{d^2 X(x)}{dx^2} = \frac{d^2 T(x)}{dx^2}$$

$$\lambda s \frac{d^2 X(x)}{dx^2} = h p (X(x))$$

l'équation caractéristique donne $\alpha = \pm \sqrt{\frac{h p}{\lambda s}}$

$$\text{On pose } \alpha = \sqrt{\frac{h p}{\lambda s}}$$

On a donc $X(x) = T(x) - T_0 = A e^{\alpha x} + B e^{-\alpha x}$ avec A et B constantes

$$\text{d'où } \underline{T(x) = A e^{\alpha x} + B e^{-\alpha x} + T_0}$$

* Barre de longueur infinie

- Conditions aux limites

$$\text{à } x=0, T(0) = T_1 = A + B + T_0$$

en $x=+\infty$, la température a une valeur finie donc $A=0$

$$\text{Donc } \begin{cases} A=0 \\ B=T_1 - T_0 \end{cases}$$

$$\text{Donc } \underline{T(x) = (T_1 - T_0) e^{-\sqrt{\frac{h p}{\lambda s}} x} + T_0}$$

.../...

* Barre de longueur finie L, l'extrémité de l'ailette étant thermiquement isolée

- Conditions aux limites

• en $x=0$, $T(0) = T_1 = A + B + T_0$

• en $x=L$, on applique la loi de Fourier

$$\varphi(L) = -\lambda \left(\frac{dT}{dx} \right)_{x=L} = 0$$

$$0 = A\alpha e^{\alpha L} - B\alpha e^{-\alpha L}$$

$$\text{d'où } 0 = A e^{\alpha L} - B e^{-\alpha L}$$

On a donc

$$\begin{cases} A = \frac{e^{-\alpha L}}{e^{\alpha L} + e^{-\alpha L}} (T_1 - T_0) \\ B = \frac{e^{\alpha L}}{e^{\alpha L} + e^{-\alpha L}} (T_1 - T_0) \end{cases}$$

$$\text{Donc } T(x) = \frac{T_1 - T_0}{e^{\alpha L} + e^{-\alpha L}} \left[e^{-\alpha(L-x)} + e^{\alpha(L-x)} \right] + T_0$$

$$\underline{T(x) = \frac{T_1 - T_0}{\text{sh}(\alpha L)} \cdot \text{ch}(\alpha(L-x)) + T_0} \quad \text{avec } \alpha = \sqrt{\frac{h\rho}{\lambda a}}$$

* Barre de longueur finie L avec un échange superficiel à l'extrémité

- Conditions aux limites

• en $x=0$, $T(0) = T_1 = A + B + T_0$

• en $x=L$, on applique la loi de Fourier

$$\varphi(L) = -\lambda \left(\frac{dT}{dx} \right)_{x=L} = h(T(L) - T_0)$$

$$-\lambda [A\alpha e^{\alpha L} - B\alpha e^{-\alpha L}] = h [A e^{\alpha L} + B e^{-\alpha L}]$$

$$A e^{\alpha L} (h + \lambda\alpha) + B e^{-\alpha L} (h - \lambda\alpha) = 0$$

On a donc

$$\begin{cases} A = \frac{(\lambda\alpha - h) e^{-\alpha L}}{2[h \text{sh}(\alpha L) + \lambda\alpha \text{ch}(\alpha L)]} (T_1 - T_0) \\ B = \frac{(h + \lambda\alpha) e^{\alpha L}}{2[h \text{sh}(\alpha L) + \lambda\alpha \text{ch}(\alpha L)]} (T_1 - T_0) \end{cases}$$

$$\text{Donc } \underline{T(x) = \frac{T_1 - T_0}{h \text{sh}(\alpha L) + \lambda\alpha \text{ch}(\alpha L)} \left(\lambda\alpha \text{ch}(\alpha(L-x)) + h \text{sh}(\alpha(L-x)) \right) + T_0}$$

$$\text{avec } \alpha = \sqrt{\frac{h\rho}{\lambda a}}$$

2) Si la tige était supprimée, la quantité de chaleur transmise serait:

$$Q' = h(T_1 - T_0) \cdot A \cdot dt$$

Soit une densité de flux

$$\varphi' = h(T_1 - T_0)$$

* Tige de longueur infinie

$$\text{en } x=0, \varphi_1 = -\lambda(A \alpha e^0 - B \alpha e^0)$$

$$\varphi_1 = +\lambda B \alpha$$

$$\text{Donc } n_1 = \frac{\varphi_1}{\varphi'}$$

$$n_1 = \frac{\lambda(T_1 - T_0)}{h(T_1 - T_0)} \sqrt{\frac{h\rho}{\lambda A}} \quad \text{donc } n_1 = \sqrt{\frac{\rho \lambda}{A h}} \quad 2$$

* Tige de longueur finie thermiquement isolée à son extrémité

$$\text{en } x=0, \varphi_2 = -\lambda \left(\frac{dT}{dx} \right)_{x=0} = \lambda \alpha (T_1 - T_0) \operatorname{th}(\alpha L)$$

$$\text{Donc } n_2 = \frac{\varphi_2}{\varphi'}$$

$$n_2 = \frac{\lambda \alpha}{h} \operatorname{th}(\alpha L) \quad \text{donc } n_2 = \sqrt{\frac{\rho \lambda}{A h}} \times \operatorname{th}(\alpha L) \quad \text{avec } \alpha = \sqrt{\frac{h\rho}{\lambda A}} \quad 2$$

* Tige de longueur finie avec un échange superficiel à l'extrémité

$$\text{en } x=0, \varphi_3 = -\lambda \left(\frac{dT}{dx} \right)_{x=0}$$

$$\varphi_3 = \frac{\lambda \alpha (T_1 - T_0)}{h \operatorname{sh}(\alpha L) + \lambda \alpha \operatorname{ch}(\alpha L)} \quad (\lambda \alpha \operatorname{sh}(\alpha L) + h \operatorname{ch}(\alpha L))$$

Donc

$$n_3 = \frac{\varphi_3}{\varphi'}$$

$$n_3 = \frac{\lambda \alpha}{h} \times \frac{\lambda \alpha \operatorname{sh}(\alpha L) + h \operatorname{ch}(\alpha L)}{h \operatorname{sh}(\alpha L) + \lambda \alpha \operatorname{ch}(\alpha L)} \quad \text{avec } \alpha = \sqrt{\frac{h\rho}{\lambda A}} \quad 2$$

2. Soit une piscine couverte dont l'air intérieur est à la température de $26\text{ }^{\circ}\text{C}$ pour une humidité relative de 70%. Déterminer la valeur minimale de la température superficielle des baies vitrées pour éviter la condensation de l'humidité de l'air ambiant sur les vitrages.

$$Q = t(i) = 26\text{ }^{\circ}\text{C} \text{ (température sèche)}$$

$$\xi = 70\%$$

Le diagramme de l'air humide donne une température de rosée égale à
 $t_r(i) = 20,2\text{ }^{\circ}\text{C}$ environ

Donc la température minimale des baies vitrées pour éviter la condensation est

$$\underline{t_{\min} = 20,2\text{ }^{\circ}\text{C}}$$

3

3. Un bureau est climatisé par une injection d'air à 22 °C et 50 % d'humidité. Déterminer l'enthalpie de l'air repris dans ce volume compte tenu d'un réchauffement de l'air de 3 °C pour un taux d'humidité de 60 %.

On considère une transformation en 3 étapes

• Étape 1: de A $\left\{ \begin{array}{l} t = 22^\circ\text{C} \\ \epsilon = 50\% \end{array} \right.$ à B $\left\{ \begin{array}{l} t = 11^\circ\text{C} \\ \epsilon = 100\% \end{array} \right.$ (transformation à humidité spécifique constante)

$$\Delta q'_{A \rightarrow B} = 32 - 43,5 = -11,5 \text{ kJ/kg} \text{ d'après le diagramme de l'air humide}$$

• Étape 2: de B $\left\{ \begin{array}{l} t = 11^\circ\text{C} \\ \epsilon = 100\% \end{array} \right.$ à C $\left\{ \begin{array}{l} t = 17^\circ\text{C} \\ \epsilon = 100\% \end{array} \right.$ (transformation à humidité relative constante)

$$\Delta q'_{B \rightarrow C} = 47,5 - 32 = 15,5 \text{ kJ/kg}$$

• Étape 3: de C $\left\{ \begin{array}{l} t = 17^\circ\text{C} \\ \epsilon = 100\% \end{array} \right.$ à D $\left\{ \begin{array}{l} t = 25^\circ\text{C} \\ \epsilon = 60\% \end{array} \right.$ (transformation à humidité spécifique constante)

$$\Delta q'_{C \rightarrow D} = 56 - 47,5 = 8,5 \text{ kJ/kg}$$

L'enthalpie spécifique de l'air repris dans ce volume est

$$q' = \Delta q'_{A \rightarrow B} + \Delta q'_{B \rightarrow C} + \Delta q'_{C \rightarrow D}$$

donc $q' = 12,5 \text{ kJ/kg}$

✓
3

DIAGRAMME DE L'AIR HUMIDE

© SEDIT - 78, rue Boissière - 75116 PARIS - Tél. : 727-13-32

PRESSION : 100 000 Pa (ALTITUDES : - 200 à 250 m)

SPATARO *Fransois*

1A - 65

