

## SOLUTION DE PROBLEMES POUR DGD # 1

### TRANSFERT DE CHALEUR, HIVER 2018

DGD est le 8 janvier 2018

#### PROBLÈME 1

Répondre aux questions courtes suivantes:

**a) Quelle est la condition nécessaire afin qu'il y ait un transfert de chaleur ?**

Une différence de température est la condition nécessaire afin qu'il y ait un transfert de chaleur.

**b) Qu'est-ce que la couche limite thermique?**

C'est la région adjacente à la surface où la plupart du changement de température entre la surface et le fluide s'effectue. Le transfert de chaleur dans cette région s'effectue principalement par un mouvement moléculaire aléatoire (diffusion) qui est similaire au transfert par conduction.

**c) Pourquoi est-ce qu'une journée où il vente paraît-elle plus froide qu'une journée calme si l'air est à la même température?**

C'est le facteur vent. Le coefficient de transfert de chaleur par convection augmente avec la vitesse, ce qui résulte en un plus grand taux de transfert de chaleur pour une différence de température fixe.

**d) Pourquoi est-il plus facile de se brûler en immergeant sa main dans de l'eau à 100°C que dans de l'air à 200°C?**

C'est à cause du différent coefficient de transfert de chaleur par convection qui est plus grand dans le cas de l'eau bouillante (liquide et changement de phase) que dans l'air (gaz). Cela implique donc un plus grand taux de transfert de chaleur malgré une différence de température plus petite.

**e) Quel est le gradient de température à l'intérieur d'un objet placé dans une pièce à température constante pour une longue période de temps?**

Le gradient de température dans l'objet approchera zéro.

**f) Pourquoi est-il plus probable d'obtenir une transmission de chaleur par radiation en parallèle avec de la convection qu'avec de la conduction?**

Le rayonnement se fait sans résistance dans le vide. Par contre, les radiations sont facilement bloquées par la présence d'objets (opacité). Ainsi, il est plus probable d'obtenir du transfert de chaleur par rayonnement en parallèle avec des fluides transparents (convection), car les solides (conduction) absorbent généralement les ondes.

**g) Quelle serait la température (haute, intermédiaire, basse) de trois objets (noir, opaque et semi-transparent) exposés ensemble à la même lumière du soleil?**

Plus l'émissivité de la surface est grande, plus sa température le sera. Les surfaces noires absorbent complètement les ondes, alors qu'une surface opaque en réfléchira une partie et l'objet semi-transparent en laissera certaines passer. Donc

Noir (absorption complète) – haute; Opaque - intermédiaire; Semi transparent – basse.

**h) Quelle est la différence entre un système fermé et un système ouvert?**

Dans un système ouvert, de la matière peut traverser les frontières, mais pas dans un système fermé.

**i) Quelle est la différence entre le stockage d'énergie dans un système en régime permanent et en régime transitoire?**

Le stockage d'énergie dans un volume non-nul en régime permanent est zéro et différent de zéro dans un régime transitoire.

**PROBLEME 2**

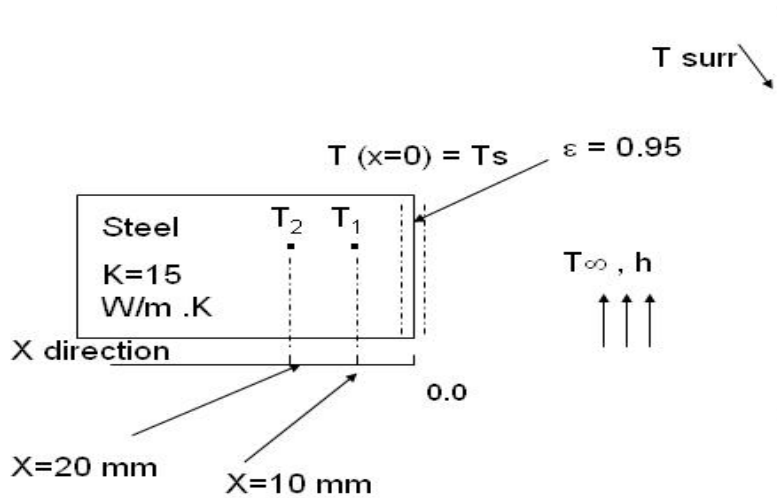
**VARIABLES CONNUES**

- 1) Températures dans la plaque à une distance de 10 et 20 mm de la surface.
- 2) L'air et l'environnement sont à 200°C.
- 3) La conductivité thermique et l'émissivité de l'acier (15 W/mK et 0.95).

**INCONNUS**

- 1) Le coefficient de convection,  $h$ , entre l'acier et l'air chaud.
- 2) La contribution de la convection et du rayonnement au transfert de chaleur avec la plaque d'acier.
- 3) La température mesurée par les thermocouples lorsque l'environnement tombe à 20°C plutôt que 200 °C, provoquant une chute du taux de transfert de chaleur en regime permanent de 13,3%.
- 4) La température mesurée par les thermocouples lorsque la plaque d'acier est isolée et que  $T_{\infty} = T_{surr} = 200^{\circ}\text{C}$ .
- 5) La température mesurée par les thermocouples lorsque la plaque d'acier est isolée et que  $T_{\infty} = 100^{\circ}\text{C}$   $T_{surr} = 20^{\circ}\text{C}$ .

**DIAGRAM**



## HYPOTHÈSE

- 1) Régime permanent
- 2) Conductivité unidimensionnelle dans l'axe des X
- 3) Propriétés thermiques constante
- 4) Aucune generation d'énergie dans la plaque

## ANALYSE ET SOLUTION

a)  $T_1 = 50^\circ\text{C}$ .  $T_2 = 40^\circ\text{C}$ .  $T_s = T_{surr} = 200^\circ\text{C}$ .  
Un bilan d'énergie sur la surface.

$$\dot{E}_{in} - \dot{E}_{out} = 0 \quad (1)$$

$$\dot{E}_{in} = \dot{q}_{conv}'' + \dot{q}_{rad}'' \quad \text{And} \quad \dot{E}_{out} = \dot{q}_{cond}''$$

On combine dans Eq(1):

$$\dot{q}_{conv}'' + \dot{q}_{rad}'' = \dot{q}_{cond}'' \quad (2)$$

Maintenant, on écrit l'équation appropriée pour le flux de chaleur pour chaque expression et on remplace dans l'équation 2:

$$\dot{q}_{conv}'' = h(T_\infty - T_s)$$

$$\dot{q}_{rad}'' = \varepsilon\sigma(T_{surr}^4 - T_s^4)$$

$$\dot{q}_{cond}'' = -k \frac{dT}{dx}$$

Utilisant l'hypothèse 2 et 3:

$$q''_{cond} = -k \frac{dT}{dx} \text{ becomes } q''_{cond} = -k \frac{\Delta T}{\Delta x} = -k \frac{T_1 - T_2}{x_1 - x_2} = k \frac{T_1 - T_2}{x_2 - x_1}$$

$$h(T_\infty - T_s) + \varepsilon \sigma (T_{surr}^4 - T_s^4) = k \frac{T_1 - T_2}{x_2 - x_1} \quad (3)$$

Remarquez qu'il y a deux inconnus dans cette équation, soit **h** et **T<sub>s</sub>**. On commence donc par calculer le flux de chaleur par conduction, à la droite de l'équation.

$$k \frac{T_1 - T_2}{x_2 - x_1} = 15 \text{ W / m.K} \times \frac{50 - 40 \text{ K}}{0.02 - 0.01 \text{ m}} = 1.5 \times 10^4 \text{ W / m}^2$$

Comme le taux de transfert de chaleur est constant dans l'acier (hypothèse 4), on peut calculer la température de surface (X=0):

$$q''_{cond} (surface) = k \frac{T_s - T_1}{x_1 - 0} \Rightarrow T_s = \frac{1.5 \times 10^4 \text{ W / m}^2 \times 0.01 \text{ m}}{15 \text{ W / m.K}} + 50^\circ \text{C} = 60^\circ \text{C}$$

Maintenant, on isole pour trouver **h**:

$$h = \frac{q''_{cond} - \varepsilon \sigma (T_{surr}^4 - T_s^4)}{T_\infty - T_s}$$

$$= \frac{1.5 \times 10^4 - 0.95 \times 5.67 \times 10^{-8} \left[ (200 + 273.15)^4 - (60 + 273.15)^4 \right]}{200 - 60}$$

$$= 92.6 \text{ W / m}^2 \cdot \text{K}$$

b) On calcule la contribution de chaque mode:

$$q''_{rad} = \varepsilon \sigma (T_{surr}^4 - T_s^4) = 0.95 \times 5.67 \times 10^{-8} \left[ (200 + 273.15)^4 - (60 + 273.15)^4 \right]$$

$$= 2036 \text{ W / m}^2$$

$$\% \text{ radiation} = \frac{2036}{1.5 \times 10^4} = 0.136 = 13.6\%$$

$$q''_{conv} = 15000 - 2036 = 12964 \text{ W / m}^2$$

$$\% \text{ convection} = \frac{12964}{1.5 \times 10^4} = 0.864 = 86.4\%$$

$$\text{or } q''_{conv} = h(T_\infty - T_s) = 92.6(200 - 60) = 12964 \text{ W / m}^2$$

c)  $T_{surr} = 20 \text{ }^\circ\text{C}$  and  $T_* = 200 \text{ }^\circ\text{C}$ .

Le transfert de chaleur par conduction est réduit de 13.3 %. Conséquemment, le nouveau taux de transfert de chaleur =  $(1.5 \times 10^4 \times 0.867) \text{ W/m}^2$ .

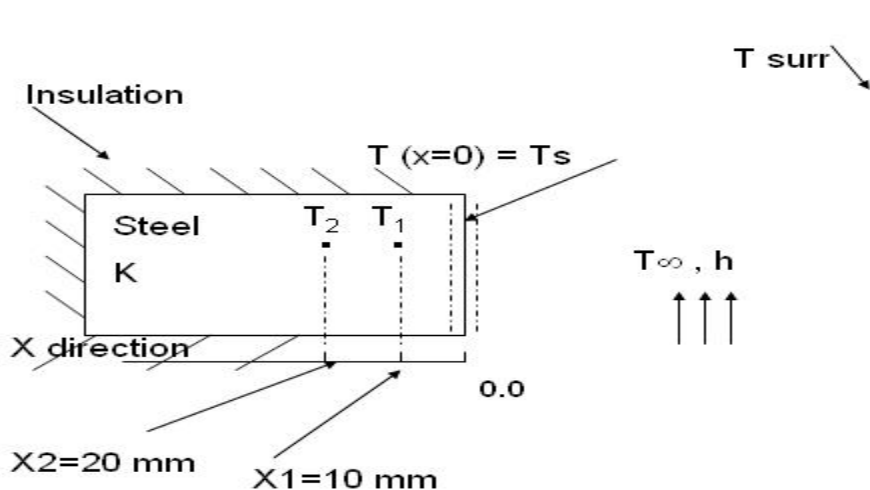
$$h(T_\infty - T_s) + \varepsilon\sigma(T_{surr}^4 - T_s^4) = 1.5 \times 10^4 \times 0.867$$

Dans l'équation ci-dessus,  $T_* = 200 \text{ }^\circ\text{C}$  and  $T_{surr} = 20 \text{ }^\circ\text{C}$ .  $T_s$  est le seul inconnu. Résoudre l'équation (par Excel, iteration ou autre) résulte en  $T_s = 57 \text{ }^\circ\text{C}$ . Une fois que ceci est connu, on calcule la température mesurée par les thermocouples:

$$q''_{cond}(\text{surface}) = k \frac{T_s - T_1}{x} = 15 \frac{57 - T_1}{0.01} \Rightarrow T_1 = 48.3^\circ\text{C for } x = 0.01 \text{ m}$$

And for  $x = 0.02 \text{ m}$ ,  $T_2 = 39.7^\circ\text{C}$

d) On presume maintenant que la plaque d'acier est parfaitement isolée sur tous ses côtés sauf celui où se trouve les thermocouples.



i) Après une période suffisamment longue, le système atteindra un équilibre thermique et  $T_1 = T_2 = 200^\circ\text{C}$ .

ii)  $T_{\infty} = 100^{\circ}\text{C}$  and  $T_{surr} = 20^{\circ}\text{C}$  and  $h = 92.6 \text{ W/m}^2\cdot\text{K}$ , Parce que la plaque est isolée, on impose que  $T_1 = T_2$  après une période suffisamment longue, mais ils ne seront pas égal à  $T_{\infty}$ , parce que  $T_{\infty} \neq T_{surr}$ . La conduction sera égal à 0, l'équation 3 devient donc:

$$h(T_{\infty} - T_s) + \varepsilon\sigma(T_{surr}^4 - T_s^4) = 0$$

Avec  $T_{\infty} = 100^{\circ}\text{C}$  and  $T_{surr} = 20^{\circ}\text{C}$ ,  $h = 92.6 \text{ W/m}^2\cdot\text{K}$ , on trouve que:

$$h(T_{\infty} - T_s) + \varepsilon\sigma(T_{surr}^4 - T_s^4) = 0$$

$$92.6(373.15 - T_s) + 0.95 \times 5.67 \times 10^{-8} (293.15^4 - T_s^4) = 0$$

Solving the equation above gives a value of  $T_s = 366.9 \text{ K} = 93.8^{\circ}\text{C}$