

## NOTES DE COURS, TD ET TP AUTORISÉES

### Mécanique des fluides – Echauffement convectif dans un tube de section circulaire (10 points)

Un fluide (eau) entre à 15°C dans un tube circulaire dont la température de surface interne est de 100°C sur toute sa longueur (1 m).

Le fluide subit un échauffement par convection tout au long du tube.

**Données :**

$$\lambda = 0.6 \text{ W.m}^{-1}.\text{K}^{-1}$$

$$C = 4000 \text{ J.kg}^{-1}.\text{°C}^{-1}$$

$$\rho = 1000 \text{ kg.m}^{-3}$$

$$L = 1 \text{ m}$$

$$D = 1 \text{ cm}$$

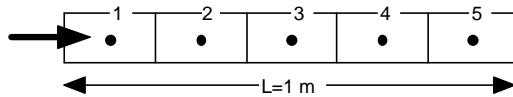
$$V = 1 \text{ m.s}^{-1}$$

$$h = 4000 \text{ W.m}^{-2}.\text{°C}^{-1}$$

**Problème:** Déterminer le profil de la température le long du tube. Le terme convectif (lié au déplacement du fluide) sera discrétisé à l'aide du schéma QUICK (seule différence par rapport à l'exercice traité en TD).

**Discrétisation :** 5 éléments de volume seront considérés.

**Représentation :**



Pour rappel, suivant le schéma QUICK, il vient par exemple pour estimer  $T_{34}$  :

$$T_{34} = T_3 + \frac{1}{2} B(r) (T_3 - T_2) \tag{1}$$

$$\text{Avec } r = \frac{T_4 - T_3}{T_3 - T_2} \text{ et } B(r) = \frac{3}{4} r + \frac{1}{4}$$

Au lieu de  $T_{34} = T_3$  pour le schéma amont.

1) Mettre tout d'abord  $T_{34}$  sous la forme  $T_{34} = \frac{xT_2 + yT_3 + zT_4}{8}$ .

Avec x, y et z valeurs entières à définir.

Une formule identique sera utilisée pour  $T_{12}$ ,  $T_{23}$  et  $T_{45}$ .

Concernant la CL sur la face d'entrée, la température est imposée à  $T_e = 15^\circ\text{C}$ .

Pour estimer  $T_{12}$ , vous considérez le point amont fictif  $T_0 = 15^\circ\text{C}$ .

Concernant la CL sur la face de sortie, vous utiliserez l'hypothèse d'extrapolation (soit  $r = B(r) = 1$ ) pour estimer la température sur la face située à droite de 5.

Ainsi, la température sur la face de sortie peut être déterminée en fonction de  $T_4$  et  $T_5$ .

**2)** Le problème ayant été traité en TD pour le schéma amont, vous redéfinirez les coefficients  $a$ ,  $b$  et  $c$  considérés lors du TD et vous en recalculerez les valeurs numériques.

**3)** Vous mettrez le problème sous la forme matricielle :

$$[A][T] = [B]$$

Où  $A$  est une matrice carrée de dimension  $5 \times 5$  et  $B$  un vecteur de dimension 5.

Vous explicitez chacun des éléments de  $[A]$  et de  $[B]$  en fonction des coefficients  $a$ ,  $b$  et  $c$  précédemment définis.

Comme en TD, le coefficient  $a$  étant très faible par rapport à  $b$  et  $c$ , vous pourrez le négliger pour procéder à la résolution du système.

En principe, vous devez obtenir une matrice  $[A]$  quadridiagonale (2 éléments non nuls à gauche de la diagonale et 1 élément non nul à droite).

**4)** Résoudre le système.

Vous comparerez ensuite les résultats obtenus à ceux calculés avec le schéma amont et à la solution analytique pouvant s'exprimer :

$$T(x) = T_w - (T_w - T_e) e^{-0.4x} = 100 - 85 e^{-0.4x} \text{ avec } x \text{ en m.}$$

Vous conclurez quant à la précision du schéma QUICK relativement au schéma amont.

**TRANSFERT THERMIQUE CONDUCTIF (5 POINTS)**

On considère un problème de diffusion de la chaleur en 2D axisymétrique. Deux cas seront étudiés : un cylindre plein (fig. 1) et un cylindre creux (fig. 2). Le maillage comporte à chaque fois 2 éléments triangulaires et 4 nœuds. Les températures sont imposées aux nœuds 1, 2 et 3 et sont notées respectivement  $\bar{T}_1$ ,  $\bar{T}_2$  et  $\bar{T}_3$ . La conductivité est notée  $k$ . La source interne volumique de chaleur  $\bar{q}$  (W/m<sup>3</sup>) est uniforme et appliquée sur chaque élément. On utilisera la convention de numérotation locale de la figure 3.

- a) Assembler la matrice et le second membre du système linéaire associé au modèle élément fini de la figure 1. Résoudre ce système et exprimer la température  $T_4$  en fonction de  $\bar{T}_1$ ,  $\bar{T}_3$ ,  $a$ ,  $k$  et  $\bar{q}$ .
- b) Assembler uniquement les 4<sup>èmes</sup> lignes de la matrice et du second membre du système linéaire associé au modèle élément fini de la figure 2. Résoudre ce système et exprimer la température  $T_4$  en fonction de  $\bar{T}_1$ ,  $\bar{T}_3$ ,  $a$ ,  $b$ ,  $k$  et  $\bar{q}$ .

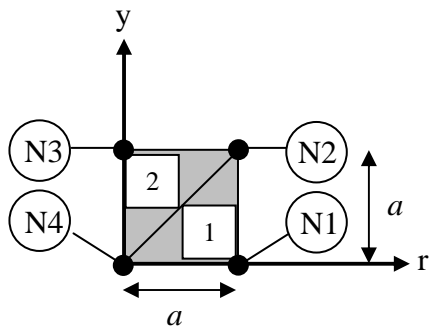


Figure 1 – maillage cylindre plein

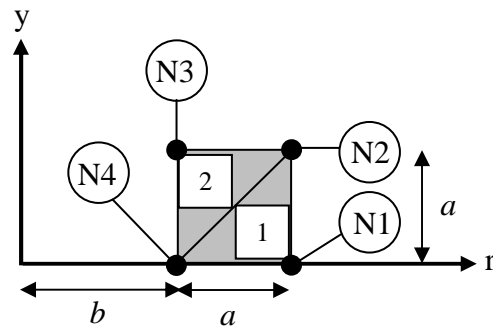


Figure 2 – maillage cylindre creux

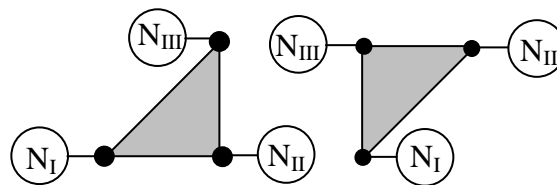


Figure 3 – convention de numérotation locale

**PROBLÈME TRANSFERT THERMIQUE RADIATIF (5 POINTS)**

On considère le transfert radiatif et conductif de chaleur dans la structure plane de la figure 4. L'enceinte où ont lieu les échanges radiatifs est délimitée par quatre surfaces  $S_1, S_2, S_3$  et  $S_4$ , d'émissivité respective  $\varepsilon_1, \varepsilon_2, \varepsilon_3$  et  $\varepsilon_4$ . Dans les parois solides, la chaleur est transportée par conduction avec une conductivité égale à  $k$ . On supposera que la longueur  $L$  est très grande devant l'épaisseur  $e$ . On se positionnera au centre de la structure et aux différentes interfaces pour l'étude des températures (fig. 5).

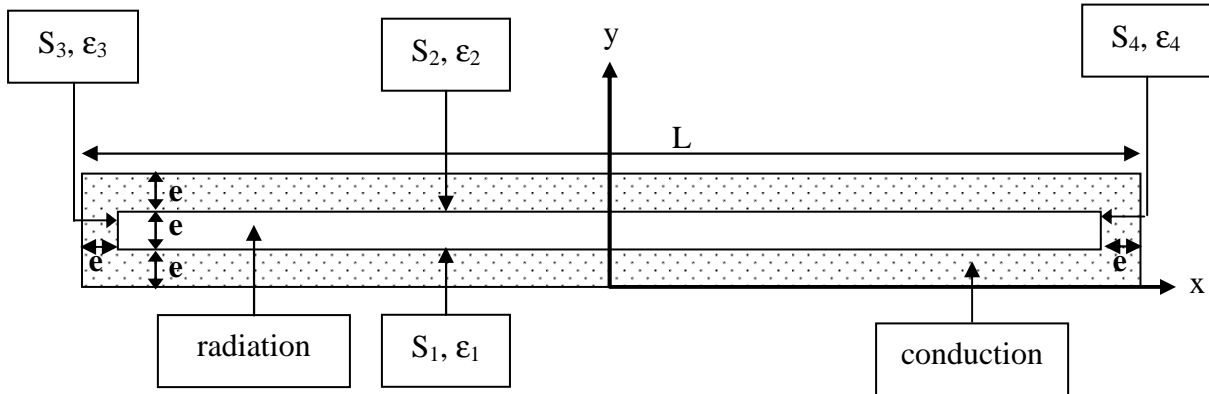


Figure 4 – structure plane

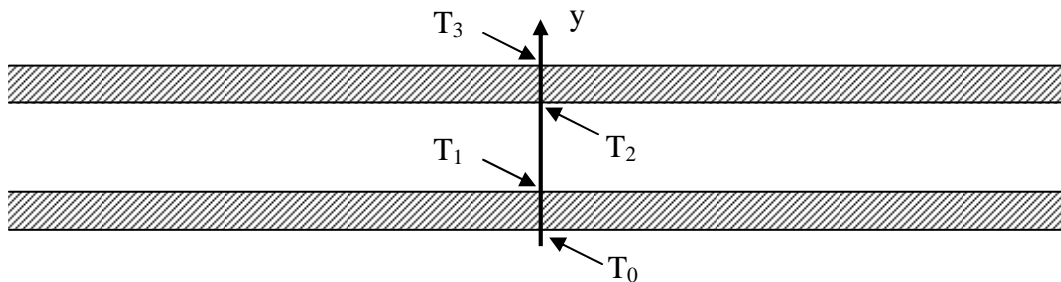


Figure 5 – localisation des températures à étudier

- a) En tenant compte de la spécificité géométrique du problème, utiliser les équations radiatives associées aux surfaces 1 et 2 pour montrer que :

$$\begin{bmatrix} \frac{1}{\varepsilon_1} & \frac{\varepsilon_2 - 1}{\varepsilon_2} \\ \frac{\varepsilon_1 - 1}{\varepsilon_1} & \frac{1}{\varepsilon_2} \end{bmatrix} \begin{Bmatrix} \phi_1 \\ \phi_2 \end{Bmatrix} = \sigma \begin{Bmatrix} T_1^4 - T_2^4 \\ T_2^4 - T_1^4 \end{Bmatrix}$$

où  $\sigma$  représente la constante de Stefan-Boltzmann, égale à  $5.67 \cdot 10^{-8} \text{ W}/(\text{m}^2 \cdot \text{K}^4)$ , et  $\phi_1$  et  $\phi_2$  sont les flux radiatifs perdus par les surfaces 1 et 2.

- b) En donnant le détail des calculs, résoudre le système linéaire de la question a). En déduire  $\phi_1$  en fonction de  $\sigma, T_1, T_2, \varepsilon_1$  et  $\varepsilon_2$ . En déduire également une relation simple entre  $\phi_1$  et  $\phi_2$ .
- c) On suppose  $T_1$  et  $T_2$  connues. Calculer  $T_0$  et  $T_3$  en fonction de  $T_1, T_2, k, \phi_1$  et  $e$ .

- d) On considère les données numériques suivantes :  $e=0.1$  m,  $k=10$  W/(m °K),  $\epsilon_1=0.5$ ,  $\epsilon_2= \epsilon_3= \epsilon_4=0.3$ . En supposant que  $T_1=500$  °K et  $T_2=1000$  °K, calculer  $T_0$  et  $T_3$ .
- e) On considère dans cette question que  $T_0$  et  $T_3$  sont connus ( $T_0=377.33$  °K et  $T_3=1122.67$  °K) et que les degrés de liberté inconnus sont  $T_1$  et  $T_2$ . Les autres données numériques de la question précédente sont conservées. Un calcul numérique a été réalisé avec un logiciel aux éléments finis pour plusieurs longueurs L. Les résultats obtenus sont présentés dans le tableau 1. Ces résultats sont ils cohérents avec ceux obtenus à la question d) ? Pourquoi ?

L (m)	$T_0$ (°K)	$T_1$ (°K)	$T_2$ (°K)	$T_3$ (°K)
0.3	377.33	539.53	959.41	1122.67
1	377.33	497.96	999.65	1122.67
10	377.33	499.86	999.98	1122.67

Tableau 1 – résultats calcul éléments finis

### **QUESTIONS TRANSFERT THERMIQUE RADIATIF (1 POINT)**

**Question 1** Est-ce qu'il est possible de faire du transfert thermique radiatif avec le logiciel ANSYS en imposant des conditions aux limites en température en degré Celsius ? Si non, pourquoi ? Si oui, comment ?

**Question 2** A quoi sert le paramètre « enclosure number » dans ANSYS ?