



**Institut National Polytechnique- Cycle Préparatoire -2ème année**  
**Examen de transports et transferts thermiques du 7 décembre 2015**

Durée : 1 h 30

*Aucun document n'est autorisé. La calculatrice fournie par la prépa est autorisée.*

*On rappelle que le correcteur est sensible à la lisibilité des copies, à l'orthographe ainsi qu'au style, lequel -en aucun cas- ne doit être télégraphique.*

**Diffusion dans une barre métallique**

On considère une barre métallique cylindrique d'axe  $Ox$  et de grande longueur, de manière à limiter les effets de bords et donc à se ramener à un problème à une dimension spatiale. On appelle  $n_x(x, t)$  le nombre de particules par unité de longueur, particules susceptibles de diffuser le long de la barre. A l'instant initial  $t = 0$ , on introduit de ces dernières dans le plan  $x = 0$ . On effectue ensuite des mesures de la densité linéique  $n_x(x, t)$  dans le plan  $x = L = 1$  mm et pour les instants  $t_1 = 1$  jour et  $t_2 = 2$  jours.

1. Rappeler l'équation différentielle à laquelle satisfait  $n_x(x, t)$  en l'absence de production de particules, cad pour un taux nul de production de particules  $\sigma_n$  par unité de temps et par unité de volume. Vérifier –en outre- que  $n_x(x, t) = \frac{n_0}{(4\pi Dt)^{1/2}} e^{-\frac{x^2}{4Dt}}$  est bien solution de cette équation différentielle. La constante  $n_0$  a-t-elle une dimension physique ?
2. Les mesures effectuées à la position  $x = L$  aux instants  $t_1$  et  $t_2$  donnent un rapport  $n_{x,2} / n_{x,1} = 3$  pour les densités linéiques. Donner l'expression littérale du coefficient de diffusion  $D$  en fonction de  $L$ ,  $t_1$  et  $t_2$ ,  $n_{x,2}$  et  $n_{x,1}$ . Le calculer en unités  $SI$ .
3. Calculer la quantité  $L^2 / D$  et commenter.

**Conductivité thermique**

Les extrémités  $A_1$  et  $A_2$  d'un système unidimensionnel selon  $Ox$ , considéré en régime stationnaire, sans source d'énergie interne  $\sigma_u$ , et distantes de  $l = 20$  cm, sont maintenues aux températures  $T_1 = 300$  °K et  $T_2 = 900$  °K. Dans le modèle, la conductivité thermique est inversement proportionnelle à la température selon  $\lambda = \lambda_0 (T_0 / T)$  avec  $\lambda_0 = 8,5$  W m<sup>-1</sup> °K<sup>-1</sup> et  $T_0 = 1000$  °K.

1. Rappeler en régime stationnaire et sans source d'énergie interne  $\sigma_u$ , l'expression de  $T_0(x)$  lorsque la conductivité est constante et égale à  $\lambda_0$ .
2.
  - a. Etablir l'expression de  $T(x)$  pour une conductivité  $\lambda$  inversement proportionnelle à la température  $T$ . On pourra repartir de l'expression générale de l'équation différentielle de la diffusion thermique en ré-exprimant le vecteur courant volumique d'énergie interne  $J_U$  à l'aide de la loi phénoménologique de Fourier.

- b. Etablir l'expression littérale de la valeur moyenne de la température  $T(x)$  entre  $A_1$  et  $A_2$  donnée par  $\langle T \rangle = \frac{1}{l} \int_0^l T(x) dx$ . La calculer.
- c. Etablir l'expression du module du vecteur courant volumique d'énergie interne  $J_U$  en fonction de  $\lambda_0$ ,  $T_0$ ,  $l$ ,  $T_1$  et  $T_2$ , puis le calculer.
3. En quel point de l'axe  $Ox$  l'écart  $T(x) - T_0(x)$  est-il maximum ? Calculer la valeur du  $x$  correspondant.