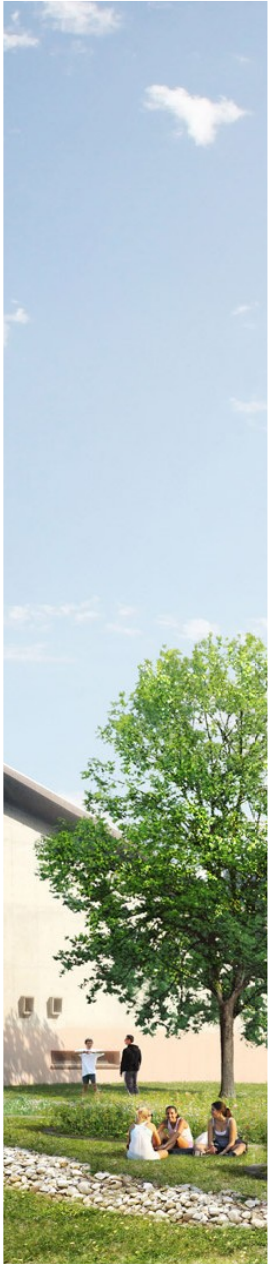
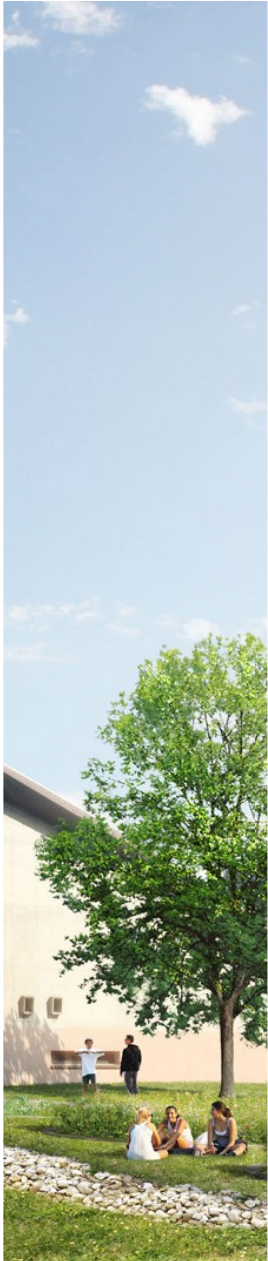


Création de chaleur en coordonnées cylindriques





Ex08 Création de chaleur en coordonnées cylindriques

Un câble conducteur protégé par une gaine isolante est immergé dans l'eau à T_0 . On fait passer dans ce conducteur un courant I de densité constante dans toute la section.

Calculer la distribution des températures lorsque le régime permanent est obtenu.

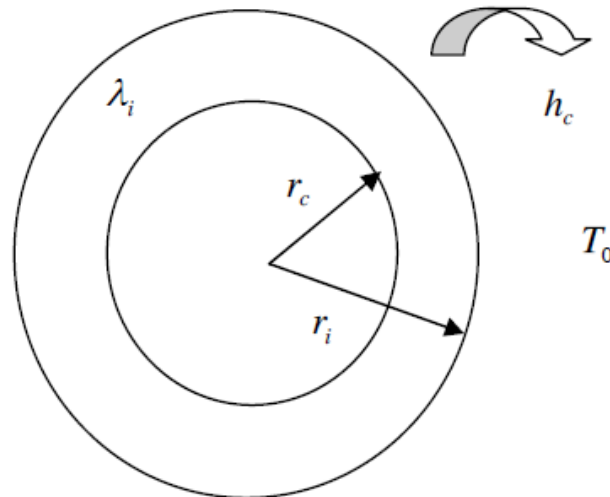
Notations :

R_l , résistance linéique électrique du conducteur ;

λ_c , conductivité du conducteur ;

λ_i , conductivité de la gaine isolante ;

h_e , coefficient d'échange superficiel gaine-eau.



AN :

$T_0=20^\circ\text{C}$

$\lambda_i=10 \text{ W}/(\text{m}\cdot\text{K})$

$\lambda_c=100 \text{ W}/(\text{m}\cdot\text{K})$

$h_c=500 \text{ W}/(\text{m}^2\cdot\text{K})$

$r_c=0,01 \text{ m}$

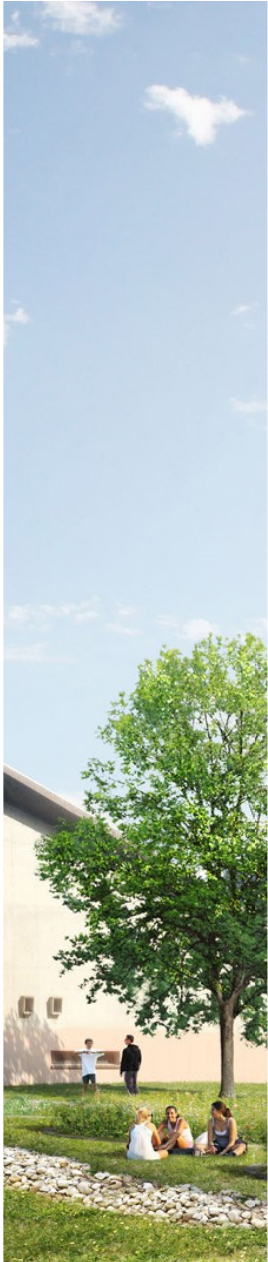
$r_i=0,03 \text{ m}$

γ : Résistivité ,

$\gamma=1/\lambda=2 \cdot 10^{-8} \Omega\cdot\text{m}$

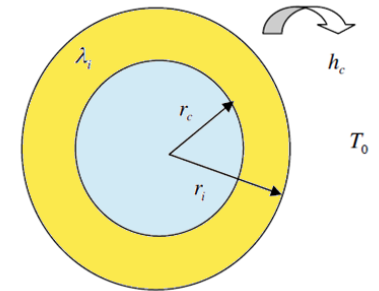
$I=3000\text{A}$

Conduction en régime stationnaire avec sources internes.



$$\rho c_p \frac{\partial T}{\partial t} = \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left(\lambda r \frac{\partial T}{\partial r} \right) + \frac{1}{r^2} \frac{\partial}{\partial \phi} \left(\lambda \frac{\partial T}{\partial \phi} \right) + \frac{\partial}{\partial z} \left(\lambda \frac{\partial T}{\partial z} \right) + p$$

- Régime permanent
- Symétrie de révolution : géométrique, thermo-physique et CL
- Le problème ne dépend pas de z



~~$$\rho c_p \frac{\partial T}{\partial t} = \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left(\lambda r \frac{\partial T}{\partial r} \right) + \frac{1}{r^2} \frac{\partial}{\partial \phi} \left(\lambda \frac{\partial T}{\partial \phi} \right) + \frac{\partial}{\partial z} \left(\lambda \frac{\partial T}{\partial z} \right) + p$$~~

$$\frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left(\lambda r \frac{\partial T}{\partial r} \right) + p = 0$$

1) Sources internes

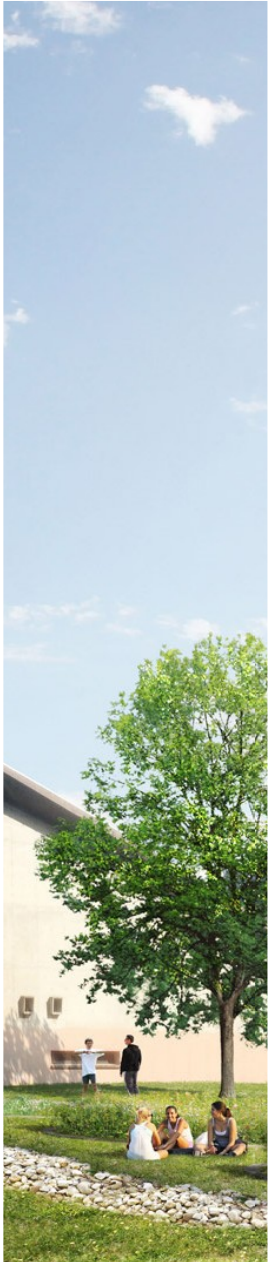
Considérons un conducteur électrique cylindrique de longueur L et surface transversale

$A_c = \pi r_c^2$. La quantité de chaleur produite par effet Joule est $Q_{Joule} = R I^2$ [W]. La quantité de chaleur produite par unité de volume est

$$p = \frac{Q_{Joule}}{\pi r_c^2 L} = \frac{R I^2}{L \pi r_c^2} = \frac{R_l I^2}{\pi r_c^2} \text{ [W/m}^3\text{]}$$

$$R = \gamma L/S = L/\lambda S = \gamma L/\pi r_c^2 \quad \gamma : \text{Résistivité}, \quad \gamma = 1/\lambda$$

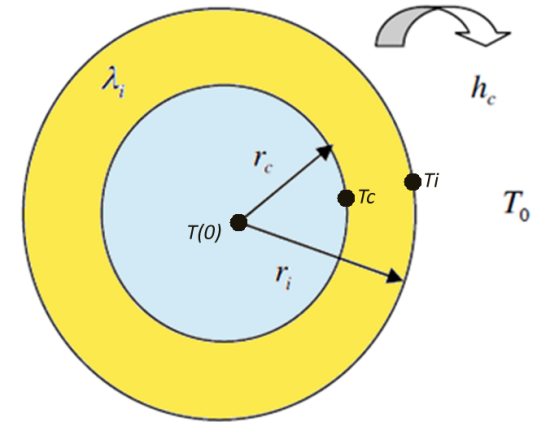
$$P = \gamma I^2/\pi^2 r_c^4 = 1,824 \cdot 10^6 \text{ W/m}^3$$





2) Équations différentielles et conditions aux limites

$$\begin{cases}
 \lambda_c \frac{1}{r} \frac{d}{dr} \left(r \frac{dT}{dr} \right) + p = 0 & \text{(dans le câble)} \\
 \frac{1}{r} \frac{d}{dr} \left(r \frac{dT}{dr} \right) = 0 & \text{(dans l'isolant)} \\
 dT / dr \Big|_{r=0} = 0 & \text{(flux nul en } r = 0 \text{ due à la symétrie)} \\
 \lambda_c dT / dr \Big|_{r=r_{c-}} = \lambda_i dT / dr \Big|_{r=r_{c+}} & \text{(flux conservatif à la surface de contact)} \\
 T(r_{c-}) = T(r_{c+}) & \text{(température de surface du câble égale à la température de l'isolant)} \\
 -\lambda_i dT / dr \Big|_{r=r_i-} = h[T(r_i) - T_0] & \text{(flux sortant par conduction égale au flux de convection)}
 \end{cases}$$





Distribution de la température dans le câble électrique

$$\frac{d}{dr} \left(r \frac{dT}{dr} \right) = -\frac{pr}{\lambda_c}$$

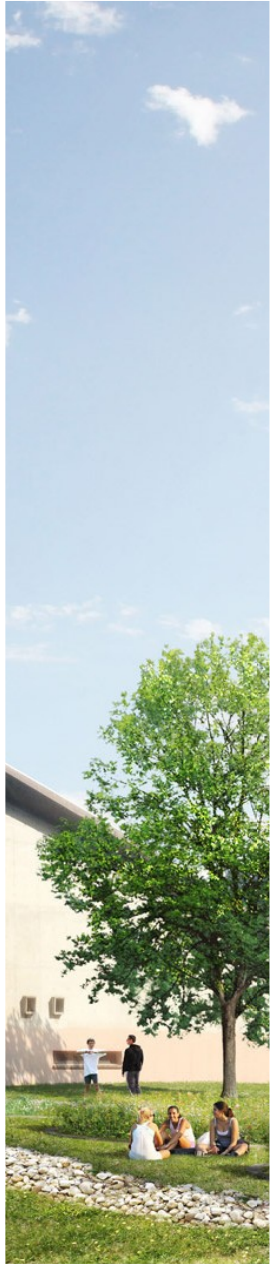
Par intégration en fonction de r , on obtient

$$r \frac{dT}{dr} = -\frac{pr^2}{2\lambda_c} + C_1 \text{ ou}$$

$$\frac{dT}{dr} = -\frac{pr}{2\lambda_c} + \frac{C_1}{r}$$

En intégrant encore une fois en fonction de r , on obtient

$$T(r) = -\frac{pr^2}{4\lambda_c} + C_1 \ln(r) + C_2$$



Les constantes d'intégrations s'obtiennent en utilisant les conditions aux limites :

$$\text{CL1 : } \left. \frac{dT}{dr} \right|_{r=0} = 0 \text{ (flux nul en } r = 0 \text{ due à la symétrie)}$$

$$\text{CL2 : } T|_{r=r_c} = T_c = T_{S,1} \text{ (la température en } r_c \text{ est égale à la température de l'isolant).}$$

$$\text{De } \left. \frac{dT}{dr} \right|_{r=0} = 0 \text{ et } \frac{dT}{dr} = -\frac{pr}{2\lambda_c} + \frac{C_1}{r} \text{ on obtient } C_1 = 0$$

$$\text{De } T|_{r=r_c} = T_c = T_{S,1} \text{ et } T(r) = -\frac{pr^2}{4\lambda_c} + C_1 \ln(r) + C_2 \text{ on obtient } C_2 = T_c + \frac{pr_c^2}{4\lambda_c}$$

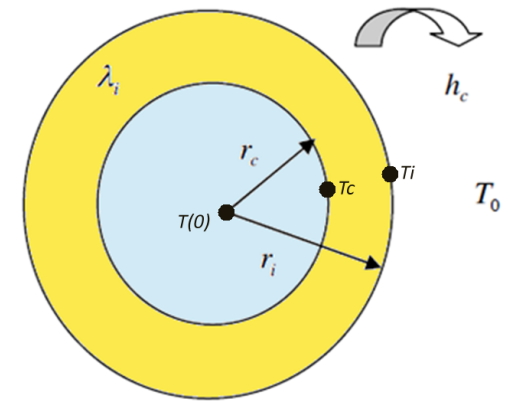
L'équation de la distribution spatiale de la température dévient :

$$T(r) = -\frac{pr^2}{4\lambda_c} + T_c + \frac{pr_c^2}{4\lambda_c} \text{ ou } \boxed{T(r) = T_c + \frac{p}{4\lambda_c}(r_c^2 - r^2)}$$

Dans l'isolant :

$$\frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left(\lambda r \frac{\partial T}{\partial r} \right) = 0$$

$$r \frac{\partial T}{\partial r} = \alpha \quad \gg \quad \frac{\partial T}{\partial r} = \alpha/r$$

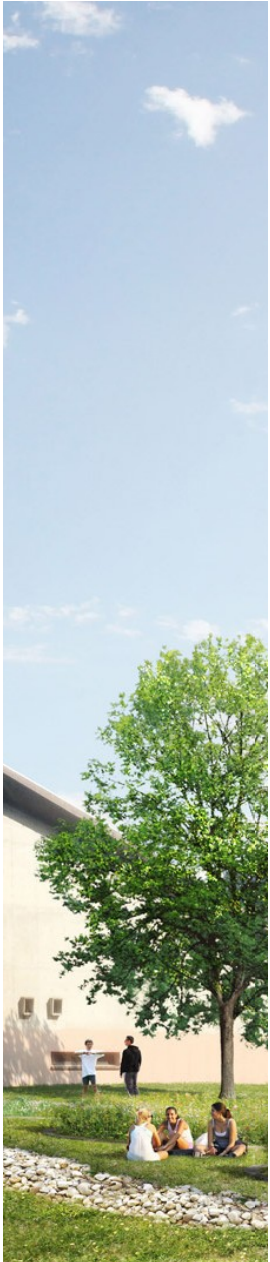


$$T(r) = \alpha \ln(r) + \beta$$

$$\text{CL : } T(r_c) = T_c \text{ et } T(r_i) = T_i$$

$$\gg \alpha = (T_c - T_i) / \ln(r_c/r_i) \text{ et } \beta = T_c - \ln(r_c) \cdot (T_c - T_i) / \ln(r_c/r_i)$$

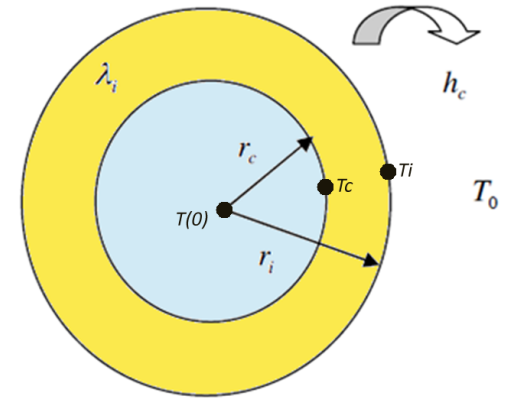
$$\gg T_{\text{isolant}}(r) = T_c + \ln(r/r_c) \cdot (T_c - T_i) / \ln(r_c/r_i)$$



$$\lambda_c \left. \frac{dT}{dr} \right|_{r=r_c^-} = \lambda_i \left. \frac{dT}{dr} \right|_{r=r_c^+} \quad (\text{flux conservatif à la surface de contact})$$

$$\lambda_c \left(\frac{dT}{dr} \right)_{r_c} = p \lambda_c (-2r_c) / 4\lambda_c = p (-2r_c) / 4$$

$$\lambda_i \left(\frac{dT}{dr} \right)_{r_c} = \lambda_i \cdot 1/r_c \cdot (T_c - T_i) / \ln(r_c/r_i)$$



$$T_c = T_i + \ln(r_i/r_c) p r_c^2 / (2 \lambda_i)$$

>> dans le câble :

$$T_c(r) = T_c + \frac{P}{4\lambda_c} (r_c^2 - r^2)$$

>> dans l'isolant $T_i(r) = T_c + \ln(r/r_c) \cdot (T_c - T_i) / \ln(r_c/r_i)$



Interface isolant /eau :

$$-\lambda_i(dT/dr)_{r_i} S = h_e(T_i - T_o) S$$

$$-\lambda_i(dT/dr)_{r_i} = h_e(T_i - T_o)$$

$$-\lambda_i(1/r_i) (T_c - T_i) / \ln(r_c/r_i) = h_e(T_i - T_o) \gg T_i$$

$$T_c = T_i + \ln(r_i/r_c) p r_c^2 / (2 \lambda_i) \gg T_c \gg T_c(0)$$

AN :

$$T_i = 26,08^\circ\text{C}$$

$$T_c = 36,08^\circ\text{C}$$

$$T_c(0) = 36,53^\circ\text{C}$$

