

TD n°1 :
Conduction thermique monodimensionnelle
en régime stationnaire

Partie A : Géométrie cylindrique

1°) Ecrire l'équation aux dérivées partielles régissant la propagation de la chaleur dans un tube cylindrique de longueur L et de rayons intérieur R_i et extérieur R_e . Le milieu est supposé homogène, isotrope et de conductivité thermique k . Les températures T_i et T_e des parois intérieure et extérieure sont imposées et le transfert de chaleur est supposé purement radial ($L \gg R_i$ et R_e).

- a) Calculer la répartition de température à l'intérieur du tube.
- b) Déterminer l'expression du flux de chaleur.
- c) En utilisant le concept de résistance thermique et le résultat précédent, calculer l'expression du flux de chaleur traversant une structure cylindrique formée de 3 couches A, B, C de rayons R_1, R_2, R_3, R_4 , ceci en fonction de l'écart total de température $T_1 - T_4$.

2°) Dans le calcul précédent, il n'a pas été tenu compte des échanges par convection forcée au niveau de la surface extérieure (coefficient h_i) et de la surface extérieure (coefficient h_e); le fluide étant maintenu aux températures T_{fi} et T_{fe} au loin de ces deux surfaces.

- a) Calculer le flux de chaleur.
- b) Représenter le schéma analogique électrique équivalent.

3°) Une tasse en porcelaine ($k=1,00\text{W/m}^\circ\text{C}$) de rayon intérieur $R_i=0,02\text{ m}$ contient du café à $T_{fi}=80^\circ\text{C}$. La température ambiante extérieure est $T_{fe}=20^\circ\text{C}$. Le coefficient de convection extérieure est $h_e=25\text{W/m}^2/\circ\text{C}$. On admet la symétrie cylindrique sur la paroi latérale.

- a) Déterminer l'épaisseur de la paroi de la tasse pour que la température T_e de la surface extérieure soit au maximum égale à 40°C , en supposant la convection intérieure infiniment grande pour que $T_{fi}=T_{pi}$.
- b) La convection interne n'est plus infinie, on prend $h_i=100\text{W/m}^2/\circ\text{C}$. Ecrire le système à résoudre. Résolution numérique : calculer R_e et T_{pi} .

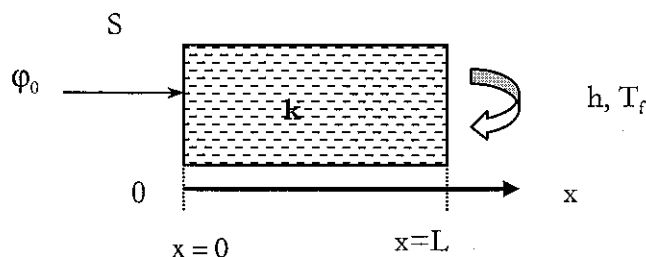
4°) Epaisseur critique d'isolation

On installe une couche uniforme de matériau isolant (conductivité k) sur un corps cylindrique. La température intérieure est fixée à T_i et la surface extérieure est soumise à un environnement convectif à température T_{inf} et de coefficient h .

- a) En utilisant le réseau des résistances thermiques équivalents, évaluer l'expression du transfert de chaleur.
- b) Quelle est la valeur de $R_o=R_{oc}$ pour laquelle cette expression est maximale.
- c) Discuter ce problème d'isolation en fonction des rayons R_o, R_i et R_{oc} .

Partie B : Conduction stationnaire unidirectionnelle

Soit un mur d'épaisseur L , de surface S , en contact sur la face $x = L$ avec un fluide à température T_f (le coefficient d'échange par convection est noté h). Ce mur est soumis sur la face $x = 0$ au rayonnement solaire et le vecteur densité de flux est noté $\vec{\varphi}_0 = \varphi_0 \vec{e}_x$. La conductivité thermique est notée k , et il n'y a pas de production de chaleur dans le mur.



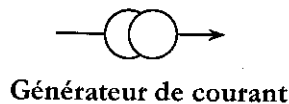
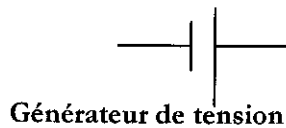
1°) Exprimer le problème mathématique et préciser l'écriture des deux conditions aux limites.

2°) Déterminer analytiquement la distribution de température dans le mur en fonction de φ_0, T_f, L, h et k .

Exprimer $T(0)$ et $T(L)$.

3°) Rappeler les bases de l'analogie électrique :

- Quelle est la grandeur thermique analogue d'une tension, d'un courant et d'une résistance électrique.
- Que représentent en terme de conditions aux limites sur la température les deux schémas électrique suivants :



4°) Dessiner le schéma électrique équivalent à notre problème en précisant les résistances électriques et les températures aux nœuds. En déduire trois expressions du flux de chaleur ϕ_0 traversant le mur.

5°) Faire apparaître dans l'expression $T(x)$ de la question 2 le groupement $\beta = \frac{hL}{k}$. Donner les unités physiques de h , k et β . Discuter sur la valeur de la température $T(L)$ lorsque $\beta \rightarrow 0$ et $\beta \rightarrow \infty$.

6°) Application numérique :

$L = 10$ cm, $h = 10$, $k = 5$, $\phi_0 = 1000$ et $T_f = 300$ K. Calculer β , $T(0)$ et $T(L)$.

Partie C : Géométrie sphérique

1°) Soit une sphère creuse de rayons extérieur et intérieur R_e et R_i , dont on fixe les températures respectives à T_e et T_i .

- Déterminer la répartition de température dans la sphère.
- Calculer le flux thermique et la résistance thermique équivalente.
- En désignant par h_i et h_e les coefficients d'échange par convection, calculer l'expression du flux thermique en fonction de T_{fi} et T_{fe} , les températures des fluides en contact avec la sphère à l'intérieur et à l'extérieur.

2°) On considère un réservoir sphérique de diamètre interne $D_i = 2R_i$ contenant de l'oxygène liquide à une température $T_0 = 90$ K. La température de l'air ambiant est $T_a = 15$ K. Soient h_i le coefficient de transfert par convection entre l'oxygène et la surface interne du réservoir et h_e le coefficient de transfert par convection entre l'air ambiant et la paroi extérieure du réservoir. La paroi du réservoir, de diamètre externe $D_e = 2R_e$, est constituée d'un matériau isolant dont la conductivité k varie avec la température selon la loi :

$$k = f(T) = \frac{1}{a - bT}$$

où a et b sont des constantes positives, supposées connues, et T est exprimée en °K.

Pour l'étude du transfert de chaleur à travers la paroi annulaire isolante, on suppose que :

- les surfaces interne et externe de la paroi sont isothermes et maintenues respectivement aux températures T_i et T_e qui demeurent constantes dans le temps.

- la conduction thermique dans la paroi est unidimensionnelle, en régime permanent et régit par la loi :

$$\frac{1}{r^2} \frac{d}{dr} \left(k(T) r^2 \frac{dT}{dr} \right) = 0$$

a) Déterminer la solution du problème $T(r)$ en tenant compte des conditions aux limites précitées (T_i et T_e).

b) En déduire l'expression de la puissance thermique totale \dot{Q}_T traversant la paroi annulaire en fonction de T_i et T_e ; en précisant le sens du flux thermique dans le cas où $T_e > T_i$.

c) Si l'on s'intéresse uniquement au cas asymptotique pour lequel :

$$\varepsilon = \frac{bT}{a} \ll 1 \text{ pour } T \text{ telle que } T_i \leq T \leq T_e,$$

déterminer l'expression simplifiée de \dot{Q}_T en fonction de T_i et T_e .

En déduire la relation exprimant \dot{Q}_T en fonction de T_0 et T_a .

A GEOMETRIE CYLINDRIQUE

① ΔT ??? $\frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left(r \frac{\partial T}{\partial r} \right) + \frac{1}{r^2} \frac{\partial^2 T}{\partial \theta^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial z^2} = 0$

$\rho c_p \frac{\partial T}{\partial t} = \nabla \cdot (k \nabla T) + \mathcal{P}$
 $= k \Delta T + \mathcal{P}$

stationnaire : $\frac{\partial T}{\partial t} = 0$ $\mathcal{P} = 0 \Rightarrow \Delta T = 0$

cylindrique : $\frac{\partial}{\partial r} \left[r \frac{\partial T}{\partial r} \right] = 0$

$r \frac{\partial T}{\partial r} = \text{cte} = C_1$ $\frac{\partial T}{\partial r} = \frac{C_1}{r}$

$T(r) = C_1 \ln r + C_2$

1-a : $T(R_i) = T_i = C_1 \ln R_i + C_2$

$T(R_e) = T_e = C_1 \ln R_e + C_2$

$\Rightarrow T_e - T_i = C_1 (\ln R_e - \ln R_i) = C_1 \ln \left(\frac{R_e}{R_i} \right)$

donc $C_1 = \frac{(T_e - T_i)}{\ln(R_e/R_i)}$

et $T(r) = \frac{(T_e - T_i) \ln \left[\frac{r}{R_e} \right]}{\ln(R_e/R_i)} + C_2$

$T(R_e) = \frac{(T_e - T_i) \ln(R_e/R_e)}{\ln(R_e/R_i)} + C_2 = T_e$

$C_2 = T_e - \frac{(T_e - T_i) \ln(R_e/R_e)}{\ln(R_e/R_i)}$

donc $T(r) = (T_e - T_i) \ln \left(\frac{r/R_i}{R_e/R_i} \right) + T_e - \frac{(T_e - T_i) \ln(R_e/R_i)}{\ln(R_e/R_i)}$

$= (T_e - T_i) \left[\frac{\ln \left(\frac{r}{R_e} \right)}{\ln(R_e/R_i)} \right] + T_e$

$T(r) = [T_i - T_e] \frac{\ln(r/R_e)}{\ln(R_i/R_e)} + T_e$

verif: $r = R_i \Rightarrow T_i - T_e + T_e = T_i$

$r = R_e \Rightarrow T_e$


1-b: $\vec{F} = -k \nabla T = -k \frac{\partial T}{\partial r} \vec{e}_r$

$\frac{\partial T}{\partial r} = \frac{T_i - T_e}{r \ln(R_i/R_e)}$

donc $\vec{q} = -k \frac{T_e - T_i}{r \ln(R_e/R_i)} \vec{e}_r$

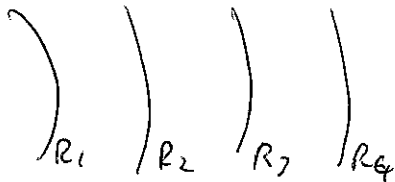
$T_e > T_i$

Flux calcul: $\oint \vec{q} \cdot d\vec{S} = \int_0^L dy \int_0^{2\pi} \vec{q} \cdot \vec{e}_r r d\theta = L \times 2\pi \times [\vec{q} \cdot \vec{e}_r] R_i$

donc à R_i :  $L 2\pi R_i \left[-k \frac{T_e - T_i}{R_i \ln(R_i/R_e)} \right]$

$$= -L 2\pi R \frac{T_e - T_i}{\ln(R_i/R_e)} = -\frac{L 2\pi R}{\ln(R_i/R_e)} (T_e - T_i)$$

Flux consensé:

 $\Phi = -\frac{L 2\pi R}{\ln(R_2/R_1)} (T_2 - T_1) = -\frac{L 2\pi R}{\ln(R_3/R_2)} (T_3 - T_2)$

$$\Rightarrow (T_2 - T_1) = -\frac{\ln(R_2/R_1)}{L 2\pi R} \Phi$$

$$(T_3 - T_2) = -\frac{\ln(R_3/R_2)}{L 2\pi R} \Phi$$

$$(T_4 - T_3) = -\frac{\ln(R_4/R_3)}{L 2\pi R} \Phi$$

$$\Rightarrow T_4 - T_1 = -\sum \frac{\ln(R_{i+1}/R_i)}{2\pi L R} \Phi$$

donc: $\Phi = -\frac{T_4 - T_1}{\sum \frac{\ln(R_{i+1}/R_i)}{2\pi L R}}$

Résistance thermique: $R_{th} = \frac{\ln(R_2/R_1)}{2\pi L R} \frac{2\pi L R}{\ln(R_2/R_1)}$

$U = T_4 - T_1$
 $I = \Phi \Rightarrow U_{TOT} = (R_{TOT}) \Phi$
 $\sum \frac{\ln(R_{i+1}/R_i)}{2\pi L R} = \frac{R_{TOT}}{L 2\pi R}$

Donc: $T_4 - T_1 = (R_{th}) \Phi$

$$\sum R_{thi} = \sum \frac{\ln(R_{i+1}/R_i)}{L 2\pi R \dots}$$

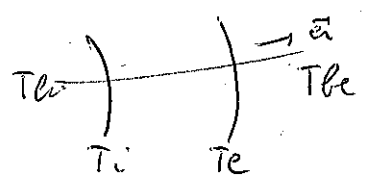


$$\Phi_1 = R_i (T_{be} - T_{ce})$$

$$\Phi_2 = R_e (T_2 - T_{be})$$

$$\Phi = -\frac{T_2 - T_1}{\left(\frac{\ln(R_2/R_1)}{2\pi L R} \right)} = -R_i (T_1 - T_{be})$$

$$= +R_e (T_2 - T_{be})$$



$$\vec{q}_i = -k_i (T_i - T_{\beta i}) \vec{e}_r$$

$$\vec{q}_e = k_e (T_e - T_{\beta e}) \vec{e}_r$$

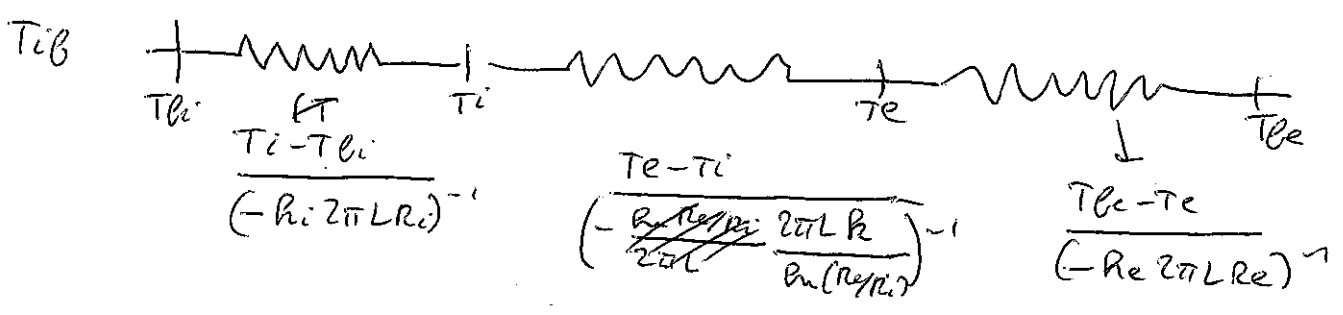
$$\Rightarrow \Phi_i = -k_i (T_i - T_{\beta i}) 2\pi L R_i$$

$$\Phi_e = k_e (T_e - T_{\beta e}) 2\pi L R_e$$

$$\Phi_i = k_i 2\pi L R_i (T_{\beta i} - T_i) = -k_i 2\pi L R_i (T_i - T_{\beta i})$$

$$\Phi_e = k_e 2\pi L R_e (T_{\beta e} - T_e)$$

$$\Phi_{moyen} = -\frac{1}{\frac{\rho_n R_e / R_i}{2\pi L R} + 1} \times (T_e - T_i) = -\frac{2\pi L R}{\rho_n R_e / R_i} (T_e - T_i)$$



donc
$$\Phi = \frac{T_{\beta e} - T_{\beta i}}{\frac{-1}{2\pi R_i L k_i} + \frac{-1}{2\pi R_e L k_e} + \frac{-\rho_n (R_e / R_i)}{2\pi L R}}$$

3) $R_i = +\infty$

a-
$$\Phi = \frac{T_{\beta i} - T_{\beta e}}{\frac{\rho_n (R_e / R_i)}{2\pi L R} + \frac{1}{2\pi R_e L k_e}}$$

et aussi
$$T_e - T_i = \frac{2\pi L R}{\rho_n (R_e / R_i)} \Phi = + \frac{T_{\beta e} - T_{\beta i}}{1 + \frac{\rho_n R_e / R_i}{2\pi L R} \frac{1}{2\pi L R_e k_e}}$$

$$T_e - T_i = \frac{T_{\beta e} - T_{\beta i}}{1 + \frac{R}{R_e k_e \rho_n (R_e / R_i)}}$$

$$T_e = T_{\beta i} + \frac{T_{\beta e} - T_{\beta i}}{1 + \frac{R}{R_e k_e \rho_n (R_e / R_i)}} = 40^\circ C$$

$$40 = 80 + \frac{20 - 80}{1 + \frac{R}{R_e k_e \rho_n (R_e / R_i)}} \Rightarrow 80 - 40 = \frac{80 - 20}{1 + \frac{R}{R_e k_e \rho_n (R_e / R_i)}}$$

$$\Rightarrow 1 + \frac{R}{R_e k_e \rho_n (R_e / R_i)} = \frac{60}{40} = 1,5$$

$$\Rightarrow \frac{R}{R_e k_e \rho_n (R_e / R_i)} = 0,5 \Rightarrow \rho_n (R_e / R_i) = \frac{R}{R_e k_e 0,5}$$

donc $\ln \frac{Re}{Ri} = \frac{2R}{Re Re} = \frac{2 \times 1}{25x}$ où $x = \dots$

$\ln \frac{Re}{Ri} = \frac{0,5 R}{Re}$

$$Re = Ri \quad 0,02$$

$$= \frac{2}{0,25 \times 2} = 4$$

$$\ln \frac{Re}{Ri} = 4 \dots \text{car}$$

$$\ln \frac{Re}{Ri} = \frac{2}{25}$$

prendre $Re = 0,06655 \Rightarrow 6,65 \text{ cm}$

3,6 a hca

2,6-2,7 ??? h
Ri

b-

$$\mathbb{F} = \frac{T_{Li} - T_{Be}}{\frac{-1}{2\pi Ri Ri L} - \frac{1}{2\pi Re Re L}} = \frac{Q (Re/Ri)}{2\pi R L}$$

$$T_{Be} - T_{Be} = \frac{-\frac{1}{2\pi Ri Ri L} - \frac{Q (Re/Ri)}{2\pi R L}}{\frac{-1}{2\pi Ri Ri L} - \frac{1}{2\pi Re Re L} - \frac{Q}{2\pi R L}} (T_{Be} - T_{Be})$$

$$= \frac{1 + \ln(Re/Ri) \frac{Ri Ri}{R}}{1 + \frac{Ri}{Re} + \ln(Re/Ri) \frac{Ri Ri}{R}} (T_{Be} - T_{Be})$$

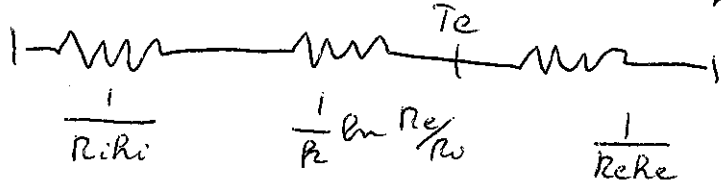
$$20 - 80 = T_{Be} - (40 - 80) = \frac{1 + \ln(Re/Ri) \frac{Ri Ri}{R}}{1 + \frac{Ri}{Re} + \ln(Re/Ri) \frac{Ri Ri}{R}} (T_{Be} - T_{Be})$$

$$+40 = \frac{1+x}{1 + \frac{Ri}{Re} + x} \cdot 60$$

$$(1 + \frac{Ri}{Re} + x) 40 = 60(1+x)$$

$$(60 - 40)x = 40(1 + \frac{Ri}{Re}) - 60$$

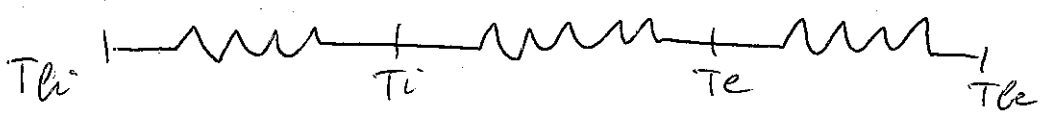
T_{Be}



$$T_{Be} - T_{Li} = \left(\frac{1}{Ri Ri} + \frac{1}{R \ln \frac{Re}{Ri}} + \frac{1}{Re Re} \right) \mathbb{F}$$

$$T_{Li} - T_{Be} = \left(\frac{1}{R} \ln \frac{Re}{Ri} + \frac{1}{Re Re} \right) \mathbb{F}$$

$$\frac{T_{Li} - T_{Be}}{T_{Be} - T_{Li}} = \frac{\frac{1}{R} \ln \frac{Re}{Ri} + \frac{1}{Re Re}}{\frac{1}{Ri Ri} + \frac{1}{R \ln \frac{Re}{Ri}} + \frac{1}{Re Re}}$$



$$\frac{T_{li} - T_{li}}{R_i R_i} = \frac{T_e - T_i}{\frac{1}{R} \rho_n \frac{Re}{R_i}} = \frac{T_{le} - T_e}{R_e R_e}$$

$$\Delta T = \frac{1}{R_i R_i} \Phi \quad \Delta T = \frac{1}{R} \rho_n \frac{Re}{R_i} \Phi \quad \Delta T = \frac{1}{R_e R_e} \Phi$$

⇒ ~~$T_{le} - T_{li} = \left[\frac{1}{R_i R_i} + \frac{1}{R_e R_e} + \frac{1}{\frac{1}{R} \rho_n \frac{Re}{R_i}} \right] \Phi = \Delta T$~~

~~$T_{le} - T_{li} = \left[\frac{1}{R_i R_i} + \frac{1}{R_e R_e} + \frac{1}{\frac{1}{R} \rho_n \frac{Re}{R_i}} \right] \Phi$~~

~~$T_e - T_{li} = \left[\frac{1}{R_i R_i} + \frac{1}{\frac{1}{R} \rho_n \frac{Re}{R_i}} \right] \Phi$~~

~~$\frac{T_{le} - T_{li}}{T_e - T_i} = \frac{\frac{1}{R_i R_i} + \frac{1}{R_e R_e} + \frac{1}{\frac{1}{R} \rho_n \frac{Re}{R_i}}}{\frac{1}{R_i R_i} + \frac{1}{\frac{1}{R} \rho_n \frac{Re}{R_i}}}$~~

~~$\frac{20 - 80}{40 - 80} = \frac{60}{40} = \frac{3}{2} = \frac{R_e R_e}{R_i R_i} + \frac{\rho_n \frac{Re}{R} \rho_n (Re/R_i) + 1}{\frac{R_e R_e}{R_i R_i} + \frac{\rho_n \frac{Re}{R} \rho_n (Re/R_i)}$~~

~~$\frac{3}{2} \left[4 \frac{Re}{R_i} + Re 25 \rho_n (Re/R_i) \right] = 4 \frac{Re}{R_i} + Re 25 \rho_n (Re/R_i) + 1$~~

~~$Re 25 \rho_n (Re/R_i) \left(\frac{3}{2} - 1 \right) = \frac{1}{2} \left(4 \frac{Re}{R_i} \right) = - \frac{1}{2}$~~

~~$Re 25 \rho_n (Re/R_i) (0,5) + 2 \frac{Re}{R_i} = - \frac{1}{2}$~~

b- $\Phi = \frac{T_{le} - T_{li}}{\frac{\rho_n (Re/R_i)}{2\pi L R} + \frac{1}{2\pi L R_e R_e} + \frac{1}{2\pi L R_i R_i}}$

$T_e - T_{li} = \left[\frac{\rho_n (Re/R_i)}{2\pi L R} + \frac{1}{2\pi L R_i R_i} \right] \Phi$

⇒ $T_e - T_{li} = \frac{\rho_n (Re/R_i) \frac{Re R_e}{R} + \frac{Re R_e}{R_i R_i}}{\rho_n (Re/R_i) \frac{Re R_e}{R} + \frac{Re R_e}{R_i R_i} + 1} (T_{le} - T_{li})$

$\frac{T_e - T_{li}}{T_{le} - T_{li}} = \frac{\rho_n (Re/R_i) \frac{Re R_e}{R} + \frac{Re R_e}{R_i R_i}}{\rho_n (Re/R_i) \frac{Re R_e}{R} + \frac{Re R_e}{R_i R_i} + 1} = \frac{40 - 80}{20 - 80} = \frac{2}{3}$

donc $\ln(R_e/R_i) \frac{Rehe}{R} + \frac{Rehe}{R_i R_i} = 2$

$$\frac{Re}{R_i} \frac{1}{25} \frac{25}{100}$$

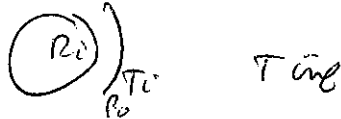
$$\Rightarrow \ln(R_e/R_i) Re 25 + \frac{1}{4} Re/R_i = 2$$

$$\Rightarrow Re \ln(R_e/R_i) + \frac{1}{25} (Re/R_i) = \frac{2}{25}$$

$$Re = \underline{\underline{0,538}} \quad R_i = 2,02$$

$$\frac{e_{T_i}}{e_{T_e}} = \frac{T_{p_i} - T_{b_i}}{T_{p_i} - T_{b_e}} = \frac{Rehe/p_i h_i}{\frac{Rehe}{m_i} + 1 + \ln(\dots) \frac{Rehe}{h}}$$

4) *Exemple cuisine*



$$\dot{q} = R_{201} \frac{T_i - T_e}{\ln(R_o/R_i)} = H_{201} R_o (T_e - T_{\infty})$$

$$\dot{q} = \frac{T_i - T_{\infty}}{\frac{1}{2\pi R L} \ln(R_o/R_i) + \frac{1}{2\pi H R_o}} = \frac{2\pi L (T_i - T_{\infty})}{\frac{1}{R} \ln \frac{R_o}{R_i} + \frac{1}{H R_o}}$$

$$R_o \downarrow \quad R_i \rightarrow \quad \left. \begin{array}{l} L_n \rightarrow 0 \\ \frac{1}{R_o} \nearrow \infty \end{array} \right) \frac{1}{R} \ln \dots \dot{q} \rightarrow$$

$$R_o \nearrow \quad \left. \begin{array}{l} \frac{1}{R_o} \rightarrow 0 \\ L_n \rightarrow \dots \end{array} \right) \dot{q} \rightarrow$$

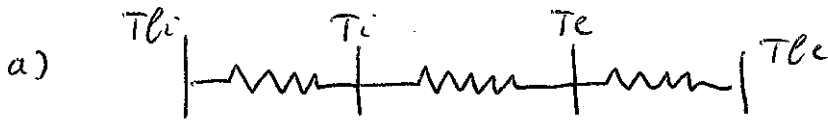
$$\frac{d\dot{q}}{dR_o} = 0 \rightarrow \frac{2\pi L (T_i - T_{\infty})}{L \rightarrow 2} \left(\left(\frac{1}{R} \frac{1}{R_o} - \frac{1}{H R_o^2} \right) \right)$$

$$\boxed{R_{oc} = \frac{R_o}{R}}$$

pour $R_{oc} < R_i$: augmentation convective...

$R_{oc} > R_i$

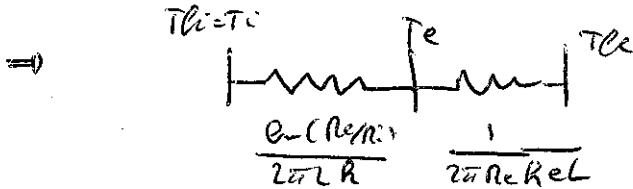
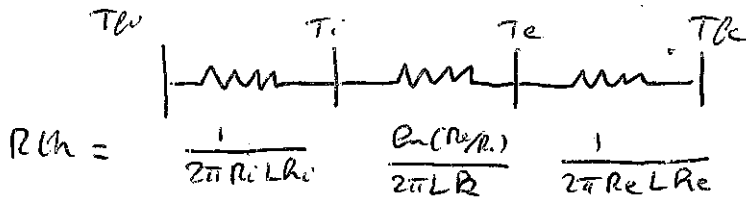
3° $T_{be} = 80^\circ$ R_i R_e $T_{be} = 20^\circ C$



$$\frac{T_i - T_{bi}}{\frac{1}{2\pi R_i L R_i} + 1} = \frac{T_e - T_i}{\frac{\rho_n(R_e/R_i)}{2\pi L R}} \quad (-Q) = \frac{\Delta T}{\frac{\rho_n(R_e/R_i)}{2\pi L R}}$$

$R_i = +\infty$

$\Rightarrow T_i = T_{bi}$ Forcément



$$T_e - T_{bi} = \frac{\rho_n(R_e/R_i)}{2\pi L R} (-Q)$$

$$T_{be} - T_e = \frac{1}{2\pi R_e R_e L} (-Q)$$

$$T_{be} - T_{bi} = \left[\frac{1}{2\pi R_e R_e L} + \frac{\rho_n(R_e/R_i)}{2\pi L R} \right] (-Q)$$

$$\Rightarrow \frac{T_e - T_{bi}}{T_{be} - T_{bi}} = \frac{\frac{\rho_n(R_e/R_i)}{2\pi L R}}{\frac{1}{2\pi R_e R_e L} + \frac{\rho_n(R_e/R_i)}{2\pi L R}} = \frac{1}{\frac{R}{R_e R_e \rho_n(R_e/R_i)} + 1}$$

$$(T_e - T_{bi}) \left[1 + \frac{R}{R_e R_e \rho_n(R_e/R_i)} \right] = (T_{be} - T_{bi})$$

$$\frac{R}{R_e R_e \rho_n(R_e/R_i)} = \frac{T_{be} - T_{bi}}{T_e - T_{bi}} - 1 = \frac{T_{be} - T_{bi} - T_e + T_{bi}}{T_e - T_{bi}} = \frac{T_{be} - T_e}{T_e - T_{bi}}$$

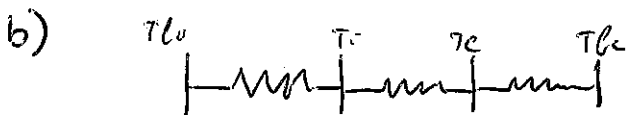
$$\frac{R_e}{R} \rho_n(R_e/R_i) = \frac{T_e - T_{bi}}{T_{be} - T_e} \Rightarrow \rho_n(R_e/R_i) = \frac{R}{R_e} \frac{T_e - T_{bi}}{T_{be} - T_e}$$

$$\rho_n(R_e/R_i) = \frac{R}{R_e} \frac{T_e - T_{bi}}{T_{be} - T_e} = \frac{1}{25} \frac{40 - 80}{20 - 40} = \frac{1}{25} \frac{40}{20} = \frac{2}{25}$$

resolucion: $R_0 = 0,02$

$$\Rightarrow 0,0665 < Re < 0,0666$$

6,65 cm !!! error



$$\frac{T_e - T_{bi}}{T_{be} - T_{bi}} = \frac{\frac{Q_m (R_e/R_i)}{2\pi R_e L} + \frac{1}{2\pi R_i L R_i}}{\frac{Q_m (R_e/R_i)}{2\pi R_e L} + \frac{1}{2\pi R_i L R_i} + \frac{1}{2\pi R_e L R_e}}$$

$$= \frac{Q_m C) \frac{R_i R_e}{R} + 1}{Q_m C) \frac{R_i R_e}{R} + 1 + \frac{R_i R_e}{R R_e}} = \frac{T_e - T_{bi}}{T_{be} - T_{bi}}$$

$$(T_e - T_{bi}) \left(Q_m C) \frac{R_i R_e}{R} + 1 + \frac{R_i R_e}{R R_e} \right) = (T_{be} - T_{bi}) \left(Q_m C) \frac{R_i R_e}{R} + 1 \right)$$

$$Q_m C) \frac{R_i R_e}{R} (T_e - T_{bi} + T_{bi} - T_{be}) + (T_e - T_{bi}) + (T_{bi} - T_{be}) + \frac{R_i R_e}{R R_e} (T_e - T_{bi}) = 0$$

$$Q_m C) \frac{R_i R_e}{R} (T_e - T_{be}) + (T_e - T_{be}) + \frac{R_i R_e}{R R_e} (T_e - T_{be}) = 0$$

$$Q_m (R_e/R_i) \frac{R_i R_e}{R} + 1 + \frac{R_i R_e}{R R_e} \frac{T_e - T_{bi}}{T_e - T_{be}} = 0$$

$$Q_m (R_e/R_i) \frac{R_i R_e}{R} + 1 + \frac{R_i R_e}{R R_e} \frac{T_e - T_{bi}}{T_e - T_{be}} = 0 - 1$$

$$\times \frac{R R_e}{R_i R_e}$$

$$Re Q_m (R_e/R_i) + \frac{R R_e}{R_e} \frac{T_e - T_{bi}}{T_e - T_{be}} = - \frac{R R_e}{R_i R_e}$$

$$\Rightarrow Re Q_m (R_e/R_i) + \frac{R R_e}{R_e R_i} = \frac{R R_e}{R_e} \frac{T_{bi} - T_e}{T_{be} - T_{be}}$$

$$Re Q_m (R_e/R_i) + \frac{R R_e}{R_e R_i} = \frac{R R_e}{R_e} \frac{T_{bi} - T_e}{T_{be} - T_{be}} = \frac{1}{25} \frac{80 - 40}{40 - 20} = \frac{2}{25}$$

$$Re Q_m (R_e/R_i) + \frac{1}{100} \frac{R_e}{R_i} = \frac{2}{25} \quad \begin{matrix} 0,032 \leq Re \leq 0,033 \\ 0,053 \leq Re \leq 0,054 \end{matrix}$$

$$1^{\circ}) \quad \Delta T = 0$$

$$x=0 \quad \Phi_0 \vec{e}_x = -k \left. \frac{\partial T}{\partial x} \right|_{x=0} \vec{e}_x$$

$$\Rightarrow \left. \frac{\partial T}{\partial x} \right|_{x=0} = -\Phi_0 / R$$

$$x=L \quad -R \left. \frac{\partial T}{\partial x} \right|_{x=L} = R(T(L) - T_0)$$

$$\Rightarrow \left. \frac{\partial T}{\partial x} \right|_{x=L} = -\frac{R}{R} (T(L) - T_0) \text{ en } x=L$$

$$2^{\circ}) \quad T(x) = ax + b$$

$$\Rightarrow T(x) = \frac{\Phi_0}{R} (L - x) + \frac{\Phi_0}{R} + T_0$$

$$T(0) = T_0 + \frac{\Phi_0}{R} L + \frac{\Phi_0}{R} = T_0 + \Phi_0 S \left(\frac{L}{RS} + \frac{1}{RS} \right)$$

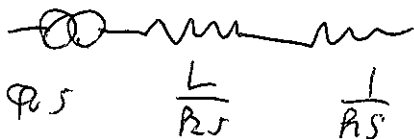
$$T(L) = T_0 + \frac{\Phi_0}{R}$$

$$3^{\circ}) \quad T_{\text{max}} \rightarrow T$$

$$\text{long} \rightarrow \Phi S$$

$$R \rightarrow \frac{L}{RS} \text{ et } \frac{1}{RS}$$

4^{\circ})



$$\Phi = \Phi_0 S = \frac{T(0) - T(L)}{L/RS} = \frac{T(L) - T_0}{1/RS}$$

$$5^{\circ}) \quad \beta = \frac{L/RS}{1/RS} = \frac{T(0) - T(L)}{T(L) - T_0}$$

$$\beta \rightarrow 0 \Rightarrow T(0) = T(L)$$

$$\beta \rightarrow \infty \Rightarrow T(L) = T_0$$

$$T(x) = \frac{\Phi_0}{R} \left[\beta \left(1 - \frac{x}{L} \right) + 1 \right] + T_0$$

$$6^{\circ}) \quad \beta = \frac{10 \times 0,1}{1} = 0,2 \quad T(L) = 300 + \frac{1000}{10} = 400 \text{ K}$$

$$T(0) = 300 + 100(1 + 0,2) = 420 \text{ K}$$

PART C:

1°



$h \cdot \Delta T = 0$ cylindrique

a)

$$\frac{\partial}{\partial r} \left[r^2 \frac{\partial T}{\partial r} \right] = 0$$

$$r^2 \frac{\partial T}{\partial r} = a \quad \frac{\partial T}{\partial r} = \frac{a}{r^2} \quad T(r) = -\frac{a}{r} + b$$

$$T(r) = -\frac{a}{r} + b$$

$$T(R_i) = -\frac{a}{R_i} + b$$

$$T(R_e) = -\frac{a}{R_e} + b$$

$$\Rightarrow T_e - T_i = -\frac{a}{R_e} + \frac{a}{R_i} = \frac{R_e - R_i}{R_i R_e} a$$

$$a = \frac{R_i R_e}{R_e - R_i} (T_e - T_i)$$

$$T_i = -\frac{a}{R_i} + b = -\frac{R_e (T_e - T_i)}{R_e - R_i} + b$$

$$b = \frac{R_e \Delta T}{R_e - R_i} + T_i$$

$$T(r) = T_i + \frac{R_e}{R_e - R_i} (T_e - T_i) \left[1 - \frac{R_i}{r} \right]$$

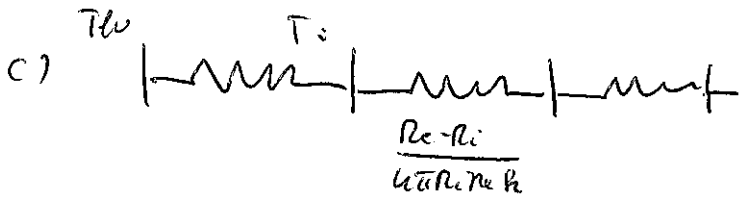
$$T(r) = T_i + (T_e - T_i) \frac{R_e}{R_e - R_i} \left[1 - \frac{R_i}{r} \right]$$

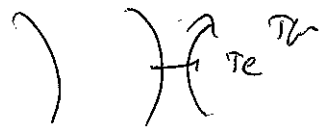
b) $-R \frac{\partial T}{\partial r} = +h \frac{a}{r^2} = \frac{R_i R_e}{R_e - R_i} (T_e - T_i) \frac{R}{r^2}$

~~$2\pi r L$~~ $\frac{4}{\pi R^2} (2\pi r^2 (-R \frac{\partial T}{\partial r})) = -\frac{4\pi R_i R_e R (T_e - T_i)}{R_e - R_i}$

donc $\Rightarrow (-Q) = \frac{4\pi R_i R_e R}{R_e - R_i} (T_e - T_i)$

$$R_{th} = \frac{R_e - R_i}{4\pi R_i R_e R}$$



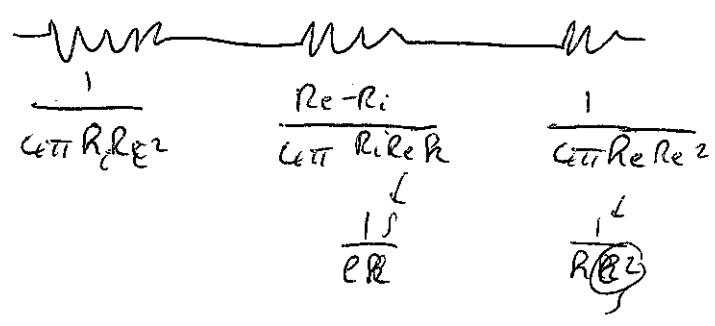


$$Q = h(T_{be} - T_{be})$$

$$4\pi r^2 Q = 4\pi R^2 C(T_{be} - T_{be})$$

$$(-\alpha) = \frac{4\pi R^2 C(T_{be} - T_{be})}{\frac{1}{R^2}}$$

$$R.R. \frac{1}{4\pi R R e^2}$$



$$\Rightarrow T_{be} - T_{bi} = (-\alpha) \left[\frac{1}{4\pi R_i R_i^2} + \frac{R_e - R_i}{4\pi R_i R_e R} + \frac{1}{4\pi R_e R_e^2} \right]$$

$$\Rightarrow \boxed{(-\alpha) = \frac{T_{be} - T_{bi}}{\frac{1}{4\pi R_i R_i^2} + \frac{1}{4\pi R_e R_e^2} + \frac{R_e - R_i}{4\pi R_i R_e R}}$$

20

$$a) \frac{1}{n^2} \frac{d}{dt} \left[hCT \right] n^2 \frac{dT}{dt} = 0$$

$$\rightarrow hCT \cdot n^2 \frac{dT}{dt} = \square$$

$$b) \frac{1}{a-bT} \frac{dT}{dt} = \frac{\square}{n^2}$$

$$[\ln(a-bT)]' = (-b) \frac{1}{a-bT} \frac{dT}{dt}$$

$$\Rightarrow \frac{1}{a-bT} \frac{dT}{dt} = \int \left[\frac{-b(a-bT)}{b} \right]'$$

$$c) \rightarrow - \frac{\ln(a-bT)}{b} = -\frac{\square}{n^2} + B$$

$$\ln(a-bT) = A/n + B'$$

donc:

$$a - bT = \exp^{A/n + B'}$$

$$bT = a - \exp^{A/n + B'}$$

$$T = \frac{a}{b} - \frac{1}{b} \exp^{A/n + B'}$$

$$\ln(a - bT) = A/n + B'$$

$$\ln(a - bT_e) = A/n_e + B'$$

$$\ln(a - bT_i) = A/n_i + B'$$

$$A' \left(\frac{1}{n_e} - \frac{1}{n_i} \right) = \ln(a - bT_e) - \ln(a - bT_i) \\ = \ln \frac{a - bT_e}{a - bT_i}$$

$$A' = \frac{1}{\frac{1}{n_e} - \frac{1}{n_i}} \ln \frac{a - bT_e}{a - bT_i}$$

$$= \frac{n_i n_e}{n_i - n_e} \ln \left(\frac{a - bT_e}{a - bT_i} \right)$$

$$\ln(a - bT_e) = \frac{n_i}{n_i - n_e} \ln \left(\frac{a - bT_e}{a - bT_i} \right) + B'$$

$$B' = \ln(a - bT_e) - \frac{n_i}{n_i - n_e} \ln \left(\frac{a - bT_e}{a - bT_i} \right)$$

$$\ln(a - bT) = \frac{n_i}{n_i - n_e} \ln \left(\frac{a - bT_e}{a - bT_i} \right) \left[\frac{n_e}{n} - 1 \right] + \ln(a - bT_e)$$

$$n = n_e \Rightarrow T = T_e \text{ ok}$$

$$n = n_i \Rightarrow \frac{n_e - n_i}{n_i - n_e} (-1) \ln \left(\frac{a - bT_e}{a - bT_i} \right) + \ln(a - bT_i)$$

$$T = T_i$$

b) $\varphi = -k \frac{\partial T}{\partial x}$ et $k(T) n^2 \frac{\partial T}{\partial x} =$

$$\left[\ln(a - bT) \right]' = \frac{(+b) \frac{-\partial T}{\partial x}}{a - bT} = \frac{n_i}{n_i - n_e} \ln \left(\frac{a - bT_e}{a - bT_i} \right) \left(-\frac{n_e}{n^2} \right)$$

$$-k \frac{\partial T}{\partial x} = -\frac{1}{a - bT} \frac{\partial T}{\partial x} = \frac{n_i}{n_i - n_e} \frac{1}{b} \ln \left(\frac{a - bT_e}{a - bT_i} \right) \left(-\frac{n_e}{n^2} \right)$$

dan $(-Q) = 4\pi r^2(\Phi)$

$= 4\pi r^2 \frac{R_i}{R_i - R_e} \cdot \frac{1}{b} \ln\left(\frac{a - bT_e}{a - bT_i}\right) \left(\frac{R_e}{a}\right)$

$(-Q) = \frac{4\pi R_i R_e}{R_i - R_e} \cdot \frac{1}{b} \ln\left(\frac{a - bT_e}{a - bT_i}\right) = \frac{4\pi R_i R_e}{R_e - R_i} \cdot \frac{1}{b} \ln\left(\frac{a - bT_i}{a - bT_e}\right)$
 $T_e > T_i \rightarrow \ln > 0$
 $T_e > T_i \Rightarrow \geq 0$

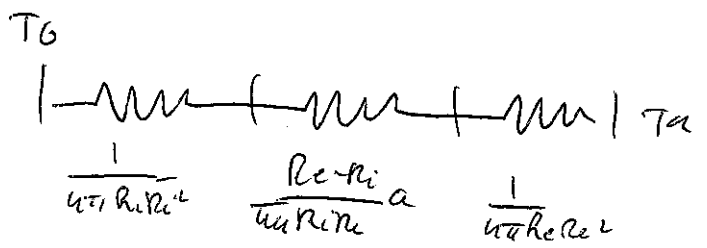
$(-Q) > 0 \rightarrow Q < 0$
 \rightarrow as!!!

c) $\frac{bT}{a} \ll 1$ $\frac{a - bT_i}{a - bT_e} = \frac{1 - \frac{bT_i}{a}}{1 - \frac{bT_e}{a}}$

$\ln\left(1 - \frac{bT_i}{a}\right) - \ln\left(1 - \frac{bT_e}{a}\right)$
 $= -\frac{bT_i}{a} + \frac{bT_e}{a} = \frac{b}{a}(T_e - T_i)$

$(-Q_T) = \frac{4\pi R_i R_e}{R_e - R_i} \cdot \frac{1}{b} \cdot \frac{b}{a} (T_e - T_i) = \frac{4\pi R_i R_e}{R_e - R_i} \cdot \frac{1}{a} (T_e - T_i)$
 $\frac{1}{R_{th}}$ ΔT_{ave}

$\Rightarrow R_{th} = \frac{(R_e - R_i) a}{4\pi R_i R_e}$
on relum $\left(\frac{1}{R}\right) //$



$(T_a - T_0) = \left(\frac{1}{4\pi R_i R_i^2} + \frac{R_e - R_i}{4\pi R_i R_e} a + \frac{1}{4\pi R_e R_e^2}\right) (-Q)$

$\Rightarrow (-Q) = \frac{T_a - T_0}{\frac{1}{4\pi R_i R_i^2} + \frac{1}{4\pi R_e R_e^2} + \frac{R_e - R_i}{4\pi R_i R_e} a}$

PARTIE B

Flux de chaleur
Pilon MMC

$$\vec{\Phi} = - \vec{\nabla} T R \parallel \text{la direction}$$

$$\frac{\partial}{\partial t} \iiint_V \rho u \, dv = \oint \vec{q} \cdot d\vec{S} + \iiint_V \dot{q}_v \, dz$$

énergie interne
volume

$$U = m c_p T = \rho \left(\frac{m}{V} \right) c_p T$$

$$+ \iiint_V \vec{\sigma} : \vec{d} \, dz$$

$$\oint \vec{q} \cdot d\vec{S} = \oint q_c m_c dS = \iiint \text{div}(\vec{q}) \, dv$$

$$\vec{q} = - q_c = - T, i$$

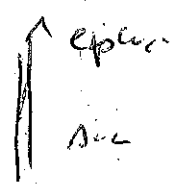
$$q_{c,i} = - T, i, i = - \frac{\partial^2 T_c}{\partial x_i^2} R = - \Delta T$$

$$\rightarrow \frac{\partial}{\partial t} [\rho c_p T] = + \frac{\partial}{\partial x_i} \left[R \frac{\partial T}{\partial x_i} \right]$$

$$R = \rho c_p L \Rightarrow R \Delta T$$

$$\vec{q} \cdot \vec{n} = - \Phi_0 \quad \left(- R \frac{\partial T}{\partial x_i} (-1) = - \Phi_0 \right)$$

Pourquoi? $\Rightarrow \left[\frac{\partial T}{\partial x} \Big|_{x=0} = - \frac{\Phi_0}{R} \right]$



$$R \frac{\Delta T}{L} = \Phi$$

$$J_0^{-1} = S \times R \frac{\Delta T}{L} = m^2 \times R \times \frac{K}{m}$$

$$[R] = W m^{-1} K^{-1}$$

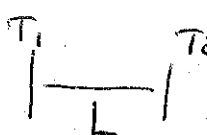
$$R = \frac{W}{J_0^{-1} m^{-1} K^{-1}}$$

$$\Phi = R (T - T_e)$$

\uparrow \uparrow
 $W m^{-2}$ k

$$T - T_e = \boxed{\frac{1}{R S}} \Phi S$$

$R (h)$

$$R = W m^{-2} K^{-1}$$


$$\Phi = -k \frac{\Delta T}{L}$$

$$q_{con} = -k \frac{T_2 - T_1}{L} = -\frac{k}{L} (T_2 - T_1) = \frac{k}{L} (T_1 - T_2) S$$

\downarrow
Trans

\Rightarrow

$$R L R = \frac{1}{R h}$$

$$R h = \boxed{\frac{1}{R h S}}$$

$$T_1 - T_2 = \boxed{\frac{L}{k S}} \Phi S$$

$$F_{tot} = \boxed{W K^{-1}} \Delta T$$

$$\boxed{R h = k W^{-1}}$$

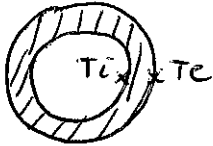
$$R h_2 = \boxed{\frac{L}{R S}}$$

α

\equiv

PARTIE C : SPHERIQUE

1°)



a) stationnaire sans source interne

$$k \Delta T = 0 \Rightarrow \frac{\partial}{\partial r} \left[r^2 \frac{\partial T}{\partial r} \right] = 0$$

$$r^2 \frac{\partial T}{\partial r} = A \rightarrow \frac{\partial T}{\partial r} = \frac{A}{r^2} \rightarrow T(r) = -\frac{A}{r} + B$$

profil general: $T(r) = \frac{A}{r} + B$

en $r = R_i$: $T(R_i) = \frac{A}{R_i} + B = T_{ci}$ en $r = R_e$: $T(R_e) = \frac{A}{R_e} + B = T_{ce}$

$$\Rightarrow \frac{A}{R_i} - \frac{A}{R_e} = T_{ci} - T_{ce} \text{ d'où } A = (T_{ce} - T_{ci}) \frac{R_i R_e}{R_i - R_e}$$

$$\frac{A}{R_i} + B = T_{ci} \Rightarrow B = T_{ci} - \frac{(T_{ce} - T_{ci})}{R_i - R_e} \frac{R_i R_e}{R_i} = T_{ci} + \frac{(T_{ce} - T_{ci})}{R_e - R_i} R_e$$

donc $T(r) = T_{ci} + \frac{(T_{ce} - T_{ci})}{R_e - R_i} R_e \left[1 - \frac{R_i}{r} \right]$

b) Flux en r: Flux à travers la surface de la sphère de rayon r

$$\vec{\Phi} = -k \frac{\partial T}{\partial r} \vec{e}_r = -k \frac{(T_{ce} - T_{ci})}{R_e - R_i} R_e \frac{R_i}{r^2} \vec{e}_r$$

$$\iint_{\text{Surface}} \vec{\Phi} \cdot \vec{e}_r = \iint_{\theta, \varphi} \left(-k \frac{(T_{ce} - T_{ci})}{R_e - R_i} R_e \frac{R_i}{r^2} \vec{e}_r \right) (r^2 d\theta \sin\varphi d\varphi) \vec{e}_r$$

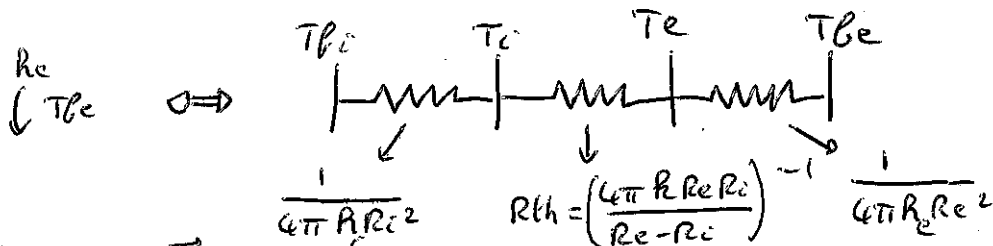
$$= -k \frac{(T_{ce} - T_{ci})}{R_e - R_i} \frac{R_e R_i}{r^2} r^2 \underbrace{\int_{\theta=0}^{2\pi} d\theta \int_{\varphi=0}^{\pi} \sin\varphi d\varphi}_{4\pi}$$

$$= -4\pi k (T_{ce} - T_{ci}) \frac{R_e R_i}{R_e - R_i} \text{ indépendant de } r!!!$$

donc: $(-\dot{Q}) = 4\pi k (T_{ce} - T_{ci}) \frac{R_e R_i}{R_e - R_i} = \frac{1}{R_{th}} (T_{ce} - T_{ci})$

$$\Rightarrow R_{th} = \left(\frac{4\pi k R_e R_i}{R_e - R_i} \right)^{-1}$$

c)



échange: $\vec{\Phi}_e = k(T_{ce} - T_{be}) \vec{e}_r$

sur la surface: $\dot{Q} = \iint \vec{\Phi}_e \cdot d\vec{S} = 4\pi R_e^2 k_e (T_{ce} - T_{be})$

$$(-\dot{Q}) = 4\pi R_e^2 k_e (T_{be} - T_{ce})$$

donc

$$(T\beta_e - T\beta_i) = (\sum R(h))(-\omega) = \left(\frac{1}{4\pi R_i R_i^2} + \frac{1}{4\pi R_e R_e^2} + \frac{R_e - R_i}{4\pi R R_e R_i} \right)$$

$$\Rightarrow \boxed{(-\omega) = \frac{T\beta_e - T\beta_i}{\frac{1}{4\pi R_i R_i^2} + \frac{R_e - R_i}{4\pi R R_e R_i} + \frac{1}{4\pi R_e R_e^2}}$$

(20) a) cette fois, $R(T)$

$$\text{donc } \frac{1}{r^2} \frac{d}{dr} \left[\frac{1}{a-bT} r^2 \frac{dT}{dr} \right] = 0$$

$$\Rightarrow \frac{1}{a-bT} r^2 \frac{dT}{dr} = A \Rightarrow \frac{1}{a-bT} \frac{dT}{dr} = \frac{A}{r^2}$$

$$\text{or, } \frac{d}{dT} [\ln(a-bT)] = (-b) \frac{dT/dr}{a-bT}$$

$$\text{donc } \frac{d}{dT} [\ln(a-bT)] = (-b) \frac{A}{r^2}$$

$$\rightarrow \ln(a-bT) = \frac{A(+b)}{r} + B$$

$$\text{d'où } a-bT = \exp \left(B + \frac{Ab}{r} \right)$$

$$\text{solution générale: } a-bT(r) = \exp \left(B + \frac{Ab}{r} \right)$$

$$\text{on garde: } \ln(a-bT(r)) = \frac{A}{r} + B$$

$$\text{en } r = R_i: \ln(a-bT_i) = A/R_i + B \quad \text{en } r = R_e: \ln(a-bT_e) = \frac{A}{R_e} + B$$

$$\rightarrow A \left(\frac{1}{R_e} - \frac{1}{R_i} \right) = \ln(a-bT_e) - \ln(a-bT_i) = \ln \frac{a-bT_e}{a-bT_i}$$

$$\text{donc } A = \left(\frac{R_i - R_e}{R_i R_e} \right)^{-1} \ln \left(\frac{a-bT_e}{a-bT_i} \right)$$

$$\ln(a-bT_i) = \frac{A}{R_i} + B \rightarrow B = \ln(a-bT_i) + \left(\frac{R_e - R_i}{R_i} \right)^{-1} \ln \frac{a-bT_e}{a-bT_i}$$

d'où

$$\ln(a-bT(r)) = \ln(a-bT_i) + \frac{R_e}{R_e - R_i} \ln \left(\frac{a-bT_e}{a-bT_i} \right) \left[1 - \frac{R_i}{r} \right]$$

$$\boxed{\ln(a-bT(r)) = \ln(a-bT_i) + \frac{R_e}{R_e - R_i} \ln \left(\frac{a-bT_e}{a-bT_i} \right) \left[1 - \frac{R_i}{r} \right]}$$

$$b) \vec{\phi} = -R \frac{\partial T}{\partial r} \vec{e}_r \quad \text{or, } \frac{d(\ln(a-bT))}{dr} = \frac{(-b)}{a-bT} \frac{dT}{dr}$$

$$\text{donc } \frac{dT}{dr} = \frac{a-bT}{(-b)} \frac{d}{dr} (\ln(a-bT))$$

$$\text{or, } \frac{d \ln(a-bT)}{dr} = \frac{R_e}{R_e - R_i} \ln \left(\frac{a-bT_e}{a-bT_i} \right) \left[+ \frac{R_i}{r^2} \right]$$

donc: $\frac{dT}{dr} = \frac{a-bT}{(-b)} \ln\left(\frac{a-bTe}{a-bTi}\right) \left(\frac{Re Ri}{a^2}\right) \frac{Re}{Re-Ri}$ (2)

d'où $-R \frac{dT}{dr} = \frac{-1}{a-bT} \frac{dT}{dr} = \frac{1}{b} \ln\left(\frac{a-bTe}{a-bTi}\right) \frac{Re Ri}{Re-Ri} \frac{1}{a^2}$

intégrer à la surface de la sphère de rayon a

$\iint \vec{\Phi} \cdot d\vec{s} = \frac{1}{b} \ln\left(\frac{a-bTe}{a-bTi}\right) \frac{Re Ri}{Re-Ri} \frac{1}{a^2} 4\pi a^2$

d'où $Q = \frac{4\pi}{b} \ln\left(\frac{a-bTe}{a-bTi}\right) \frac{Re Ri}{Re-Ri}$

si $Te > Ti$ $\frac{a-bTe}{a-bTi} < 1$ donc $\ln\left(\frac{a-bTe}{a-bTi}\right) < 0$

d'où, un flux négatif: de l'extérieur vers l'intérieur...

c) $\frac{bT}{a} = \varepsilon \ll 1$

alors: $\ln\left(\frac{a-bTe}{a-bTi}\right) = \ln\left(\frac{1-\frac{bTe}{a}}{1-\frac{bTi}{a}}\right) = \ln\left(1-\frac{bTe}{a}\right) - \ln\left(1-\frac{bTi}{a}\right)$
 $\approx -\frac{bTe}{a} + \frac{bTi}{a} = \frac{b}{a} (Ti - Te)$

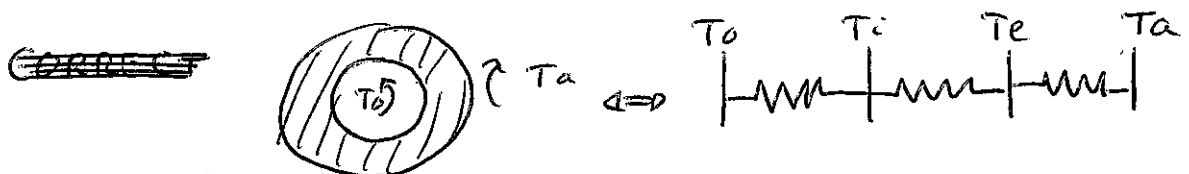
et donc $Q = \frac{4\pi}{b} \frac{b}{a} (Ti - Te) \frac{Re Ri}{Re-Ri}$

d'où $(-Q) = \frac{4\pi}{a} \frac{Re Ri}{Re-Ri} (Te - Ti)$

donc $Te - Ti = \frac{a (Re - Ri)}{4\pi Re Ri} (-Q)$
 Reh

comme $R = \frac{1}{a-bT} = \frac{1}{a} \left[\frac{1}{1-\frac{bT}{a}} \right] = \frac{1}{a} (1 + \varepsilon) \approx \frac{1}{a}$

on retrouve: $Reh \approx \frac{Re - Ri}{4\pi R Re Ri}$



$\Rightarrow (-Q) = \frac{1}{\frac{1}{4\pi Ri Re^2} + \frac{Re - Ri}{4\pi R Re Ri} + \frac{1}{4\pi Re Re^2}} (Ta - T0)$