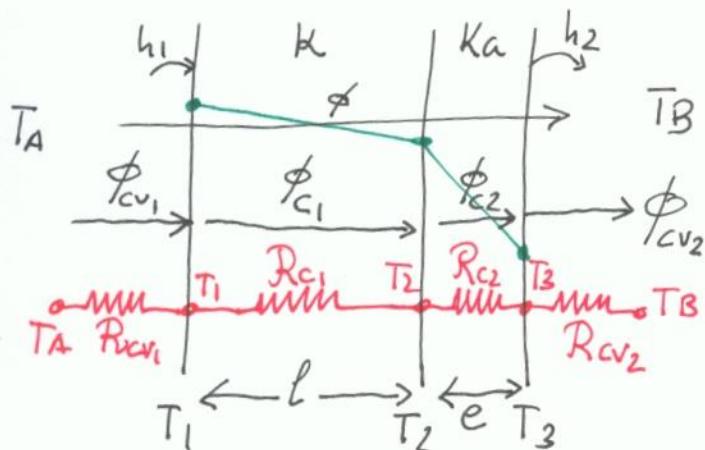


COMPORTAMIENTO DEL FLUJO DE CALOR EN PRESENCIA DE AISLANTE

I) GEOMETRIA PLANAS



$$\phi_{cv_1} = \phi_{c_1} = \phi_{c_2} = \phi_{cv_2} = \phi$$

$$\phi = \frac{T_A - T_B}{R_{cv_1} + R_{c_1} + R_{c_2} + R_{cv_2}} =$$

$$= \frac{T_A - T_B}{\frac{l}{h_1 S} + \frac{\epsilon}{k S} + \frac{e}{k_a S} + \frac{l}{h_2 S}}$$

Considerando $\phi_s = \phi/S = \frac{T_A - T_B}{\frac{l}{h_1 S} + \frac{\epsilon}{k S} + \frac{e}{k_a S} + \frac{l}{h_2 S}}$ se ve que $e \nearrow \Rightarrow \phi_s \downarrow$

Calculo de las temperaturas

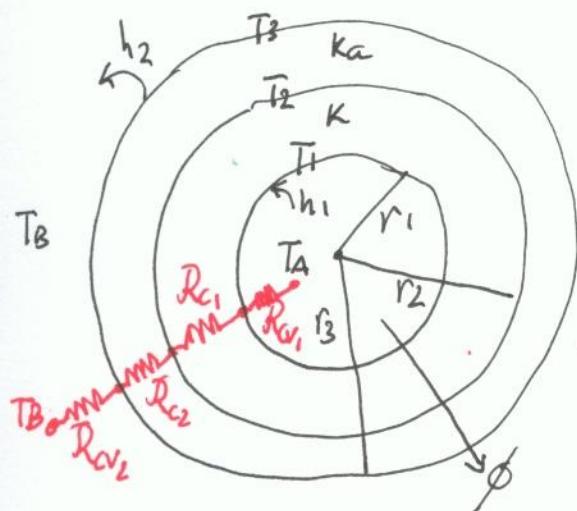
$$T_A - T_1 = \phi_{cv_1} \cdot R_{cv_1} = \phi \cdot \frac{1}{h_1 S} = \frac{\phi_s}{h_1} \Rightarrow T_1 = T_A - \frac{\phi_s}{h_1}$$

$$T_1 - T_2 = \phi_{c_1} \cdot R_{c_1} = \phi \cdot \frac{l}{k S} = \phi_s \cdot \frac{l}{k} \Rightarrow T_2 = T_1 - \phi_s \cdot \frac{l}{k}$$

$$T_3 - T_B = \phi_{cv_2} \cdot R_{cv_2} = \phi \cdot \frac{1}{h_2 S} = \frac{\phi_s}{h_2} \Rightarrow T_3 = T_B + \phi_s/h_2$$

Como conclusión general, cualquier espesor de aislante hace disminuir el flujo transmitido por la pared. Las temperaturas T_1 y T_2 crecen y la capa de aislante es la que soporta el mayor gradiente térmico

2) GEOMETRIA CILINDRICA



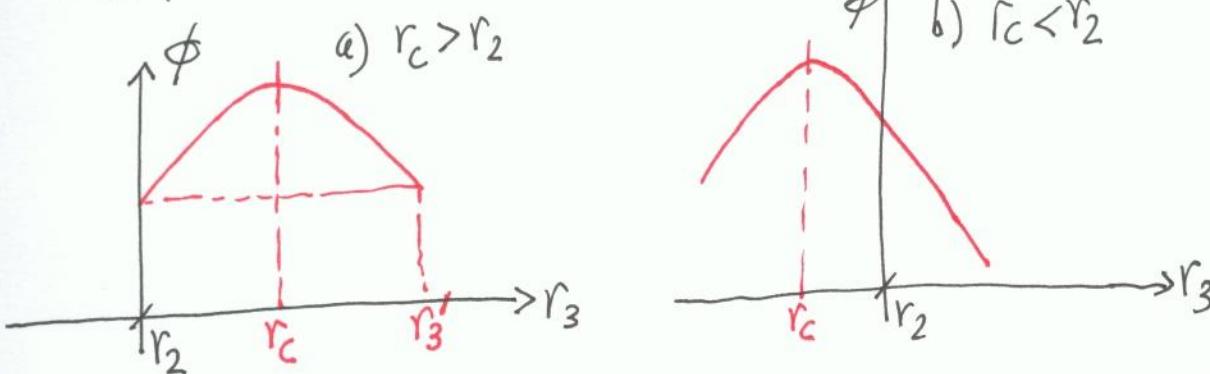
$$\phi_{CV_1} = \phi_{C_1} = \phi_{C_2} = \phi_{CV_2} = \phi$$

$$\phi = \frac{T_A - T_B}{\frac{1}{h_1 S_1} + \frac{1}{2\pi k L} \log \frac{r_2}{r_1} + \frac{1}{2\pi k_a L} \log \frac{r_3}{r_2} + \frac{1}{h_2 S_2}}$$

$$\phi = \frac{2\pi L (T_A - T_B)}{\frac{1}{h_1 r_1} + \frac{1}{k} \log \frac{r_2}{r_1} + \frac{1}{k_a} \log \frac{r_3}{r_2} + \frac{1}{h_2 r_3}}$$

Se considera $\phi_L = \phi/L$ y se evalúa $d\phi/dr_3 = 0$. Se alcanza un extremo para el valor $r_3 = r_c = \frac{k_a}{h_2}$ llamado **RADIO CRITICO**. El extremo resulta ser un **MÁXIMO**. ya que $\left[\frac{d^2\phi}{dr_3^2} \right]_{r_3=r_c} < 0$.

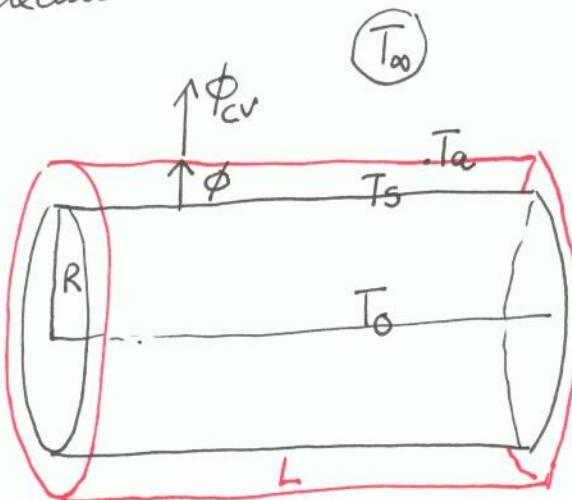
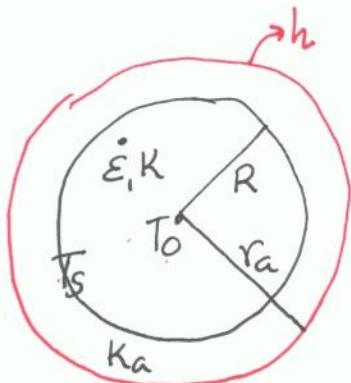
Dos posibles situaciones se pueden presentar:



En la situación b) cualquier espesor de aislante $\ell = r_3 - r_2$ conduce a una **DISMINUCIÓN** de flujo térmico, como corresponde a su función.

En la situación a) espesores de aislante entre r_2 y r_c conducen a un **AUMENTO DEL FLUJO** térmico para después volver a disminuir hasta alcanzar de nuevo el valor sin aislante para un r_3' . El cálculo de este radio se hace comparando $\phi_L^{sin} = \phi_L^{con}(r_3')$

CASO ESPECIAL: (AQUI EL FLUJO HACIA EL EXTERIOR NO CAMBIA)
Material aislante rodeando a un cilindro sólido con fuentes internas.



$$T_0 = T_s + \frac{\dot{\epsilon} R^2}{4K}$$

$$T_s - T_a = \phi \cdot \frac{1}{2\pi K a L} \log \frac{r_a}{R}$$

$$\phi_{cv} = h \cdot S_a (T_a - T_\infty)$$

$$\text{ademas } \phi_{cv} = \phi = \dot{\epsilon} \cdot \pi R^2 \cdot L$$

$$T_0 = \frac{\dot{\epsilon} R^2}{4K} + T_a + \frac{\phi}{2\pi K a} \log \frac{r_a}{R}$$

$$T_0 = \frac{\dot{\epsilon} R^2}{4K} + \frac{\dot{\epsilon} R^2}{2\pi K a} \log \frac{r_a}{R} + \frac{\dot{\epsilon} R^2 K}{h \cdot 2\pi K a} + T_\infty$$

luego la temperatura del eje del conductor es

$$T_0 = \frac{\dot{\epsilon} R^2}{4K} + \frac{\dot{\epsilon} R^2}{2K a} \log \frac{r_a}{R} + \frac{\dot{\epsilon} R^2}{2h r_a} + T_\infty$$

esta vez depende de r_a, por tanto podemos buscar extremos

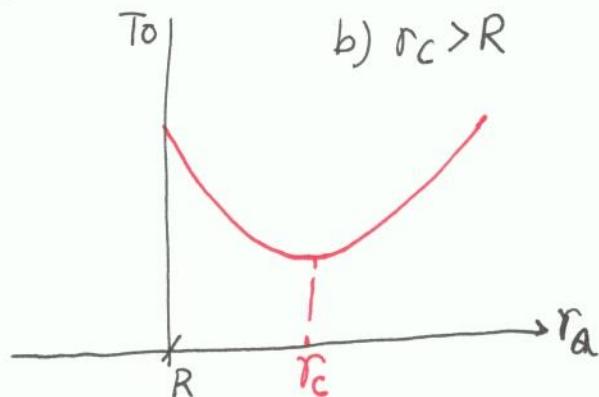
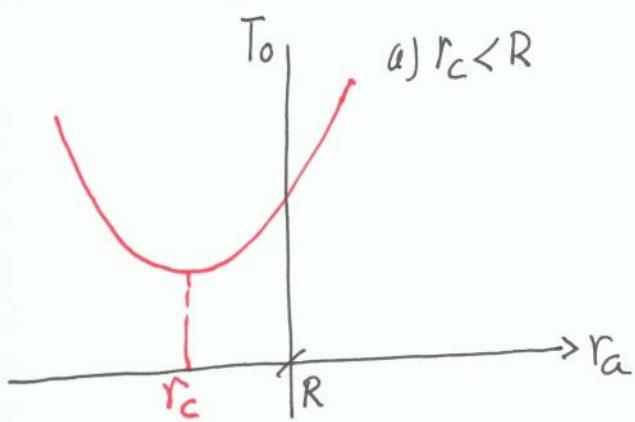
$$\frac{dT_0}{dr_a} = 0 \Rightarrow \frac{\dot{\epsilon} R^2}{2} \left[\frac{1}{K a r_a} \cdot \frac{1}{R} - \frac{1}{h r_a^2} \right] = 0 \Rightarrow r_a = \frac{K a}{h} = r_c$$

y se trata de un mínimo pues

$$\left. \frac{d^2 T_0}{dr_a^2} \right|_{r_a=r_c} = \frac{\dot{\epsilon} R^2}{2} \left[-\frac{1}{K a r_a^2} + \frac{2}{h r_a^3} \right] \Bigg|_{r_a=r_c} = \frac{\dot{\epsilon} R^2}{2 r_c^2} \left[\frac{2}{h r_c} - \frac{1}{K a} \right] \Bigg|_{r_a=r_c} > 0$$

Por tanto, dos posibles situaciones se pueden dar,

4



En la situación a) cualquier espesor de aislante conduce a un aumento de la temperatura del cable T_0 , mientras que en la situación b) hay un rango de espesores para los que T_0 decrece sensiblemente. (Se puede aislara o no el cable)

Ejemplo: Se tiene un cable de cobre $K_{cu} = 370 \text{ W/mK}$ desnudo de radio $R = 9 \text{ mm}$. Si el coeficiente de convección con el aire circundante es $h = 10 \text{ W/m}^2\text{K}$. Calcula la temperatura en superficie de la temperatura ambiente es 30°C y transporta una corriente de 1000A . ($S_{cu} = 1,7 \cdot 10^8 \Omega \cdot \text{m}$)

- 1) Calcula la temperatura de la superficie del cable.
- 2) Calcula la porra con un material de conductividad $K_a = 10 \text{ W/mK}$ y espesor igual al radio del cable original, calcula
- 3) la nueva temperatura de la superficie del cable.

$$1) T_s = T_a + \frac{\dot{\varepsilon} \cdot R}{2h} \quad y \quad \dot{\varepsilon} = S_{cu} \cdot \frac{I^2}{(\pi R^2)^2} \quad " \quad T_s = 148,14^\circ\text{C}$$

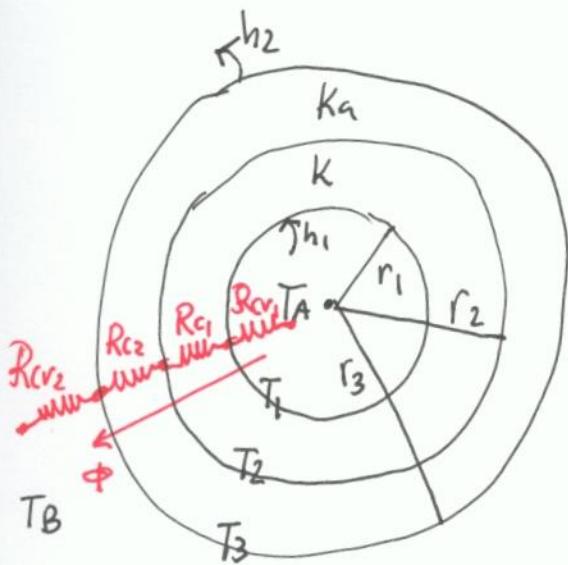
$$2) r_c = K_a/h = 1 \text{ m.}$$

$$3) T'_s = T_a + \frac{\dot{\varepsilon} R^2}{2K_a} \left(\frac{1}{R} \log \frac{R+r_c}{R} + \frac{1}{h(R+r_c)} \right) = 89,81^\circ\text{C}$$

$$\text{factor de reducción} = 39,38\%$$

3) GEOMETRIA ESFERICA

5



$$\phi_{cv_1} = \phi_{c_1} = \phi_{c_2} = \phi_{cv_2} = \phi$$

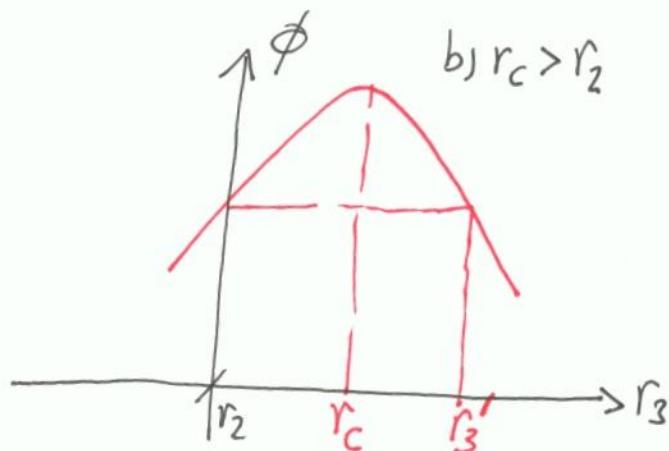
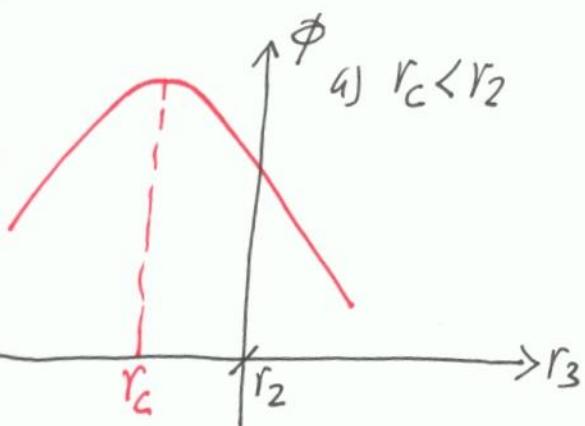
$$\phi = \frac{T_A - T_B}{\frac{1}{h_1 S_1} + \frac{1}{4\pi K} \left(\frac{1}{r_1} - \frac{1}{r_2} \right) + \frac{1}{4\pi K_a} \left(\frac{1}{r_2} - \frac{1}{r_3} \right) + \frac{1}{h_2 S_3}}$$

$$= \frac{4\pi (T_A - T_B)}{\frac{1}{h_1 r_1^2} + \frac{1}{K} \left(\frac{1}{r_1} - \frac{1}{r_2} \right) + \frac{1}{K_a} \left(\frac{1}{r_2} - \frac{1}{r_3} \right) + \frac{1}{h_2 r_3^2}}$$

Estudiamos los extremos de ϕ como función de r_3

$$\frac{d\phi}{dr_3} = 0 \Rightarrow r_3 = r_c = \frac{2K_a}{h_2} \quad \text{llamado RÁDIO CRÍTICO.}$$

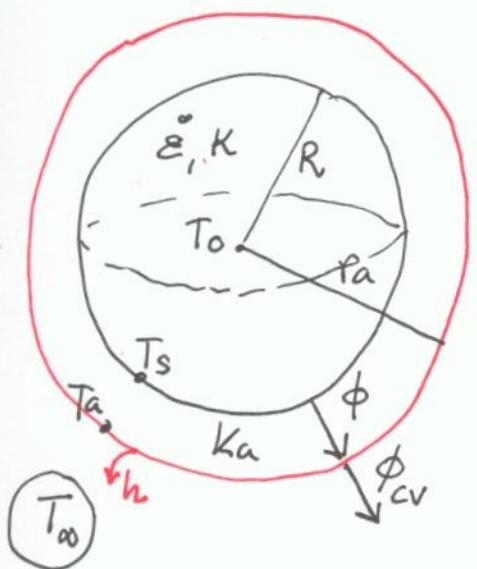
El extremo es un **MAXIMO** ya que $\frac{d^2\phi}{dr_3^2} \Big|_{r_3=r_c} < 0$ por tanto, se pueden presentar las siguientes situaciones:



con identica interpretación que en geometría cilíndrica
Igualmente, el radio r_3' para el que se iguala al flujo sin aislante se calcula mediante $\phi^{sin} = \phi^{con}(r_3')$

CASO ESPECIAL: (AQUÍ EL FLUJO HACIA EL EXTERIOR NO CAMBIA)

También puede estudiarse el caso especial de una esfera sólida con fuentes internas de densidad $\dot{\varepsilon}$



$$T_o = T_s + \frac{\dot{\varepsilon} R^2}{6K}$$

$$T_s - T_a = \phi \frac{1}{4\pi K_a} \left(\frac{1}{R} - \frac{1}{r_a} \right)$$

$$\phi_{cv} = h \cdot 4\pi r_a^2 \cdot (T_a - T_\infty)$$

$$\phi = \dot{\varepsilon} \cdot \frac{4}{3} \pi R^3 = \phi_{cv}$$

$$T_o = \frac{\dot{\varepsilon} R^2}{6K} + T_a + \frac{\dot{\varepsilon} \frac{4}{3} \pi R^3}{4\pi K_a} \left(\frac{1}{R} - \frac{1}{r_a} \right) = \frac{\dot{\varepsilon} R^2}{6K} + T_a + \frac{\dot{\varepsilon} R^3}{K_a} \left(\frac{1}{R} - \frac{1}{r_a} \right)$$

$$T_o = \frac{\dot{\varepsilon} R^2}{6K} + \frac{\dot{\varepsilon} R^3}{3K_a} \left(\frac{1}{R} - \frac{1}{r_a} \right) + \frac{\dot{\varepsilon} \frac{4}{3} \pi R^3}{4\pi r_a^2 h} + T_\infty =$$

$$= \frac{\dot{\varepsilon} R^2}{6K} + \frac{\dot{\varepsilon} R^3}{3K_a} \left(\frac{1}{R} - \frac{1}{r_a} \right) + \frac{\dot{\varepsilon} R^3}{3h r_a^2} + T_\infty$$

por tanto buscamos el extremo de $T_o(r_a)$

$$\frac{dT_o}{dr_a} = 0 \Rightarrow \frac{\dot{\varepsilon} R^3}{3K_a} \frac{1}{r_a^2} - \frac{2\dot{\varepsilon} R^3}{3h} \frac{1}{r_a^3} = 0 \Rightarrow r_a = \frac{2K_a}{h} = r_c$$

y se trata de un mínimo pues

$$\frac{d^2 T_o}{dr_a^2} \Big|_{r_c=r_c} \geq 0$$

Si $r_c < R \Rightarrow$ cualquier espesor del forno da lugar a un aumento de T_o

Si $r_c > R \Rightarrow$ hasta que $r \in (R, r_c)$ el forno contribuye a bajar la temperatura del cable.