

Balance de energía
cuando existen fuentes
de calor.

Menú

- ▶ Planteamiento del problema.
- ▶ Objetivos.
- ▶ Balance de energía con fuentes de calor
- ▶ Ejemplos
 - ▶ Efecto Joule
 - ▶ Viscosidad
 - ▶ Reacción química
 - ▶ Reacción nuclear
- ▶ Cuestionario

Planteamiento del problema.

- ▶ ¿Cómo se escribe la ecuación de transporte de energía, cuando existen fuentes internas de generación de calor?

Objetivos.

- ▶ Conocer que tipo de situaciones corresponden a generación interna de calor
- ▶ Conocer la ecuación de transporte de energía, cuando existen fuentes internas de generación de calor
- ▶ Plantear problemas de conducción de calor cuando existen fuentes al interior del material.
- ▶ Resolver problemas de conducción de calor en estado estacionario cuando existen fuentes internas.

Ejemplos de situaciones que corresponden a generación interna de calor

- ▶ Efecto Joule
- ▶ Viscosidad
- ▶ Reacción química
- ▶ Reacción nuclear

Pasos para conocer el perfil de temperatura y el flujo de calor existan o no fuentes de calor al interior del material.

- ▶ Balance.
- ▶ Ecuación diferencial para $q + CI$
- ▶ Integración para q
- ▶ Ecuación de Fourier
- ▶ Integración para T
- ▶ Perfil de temperaturas
- ▶ Cálculo del flujo de calor en la superficie

Balance sin fuentes de calor

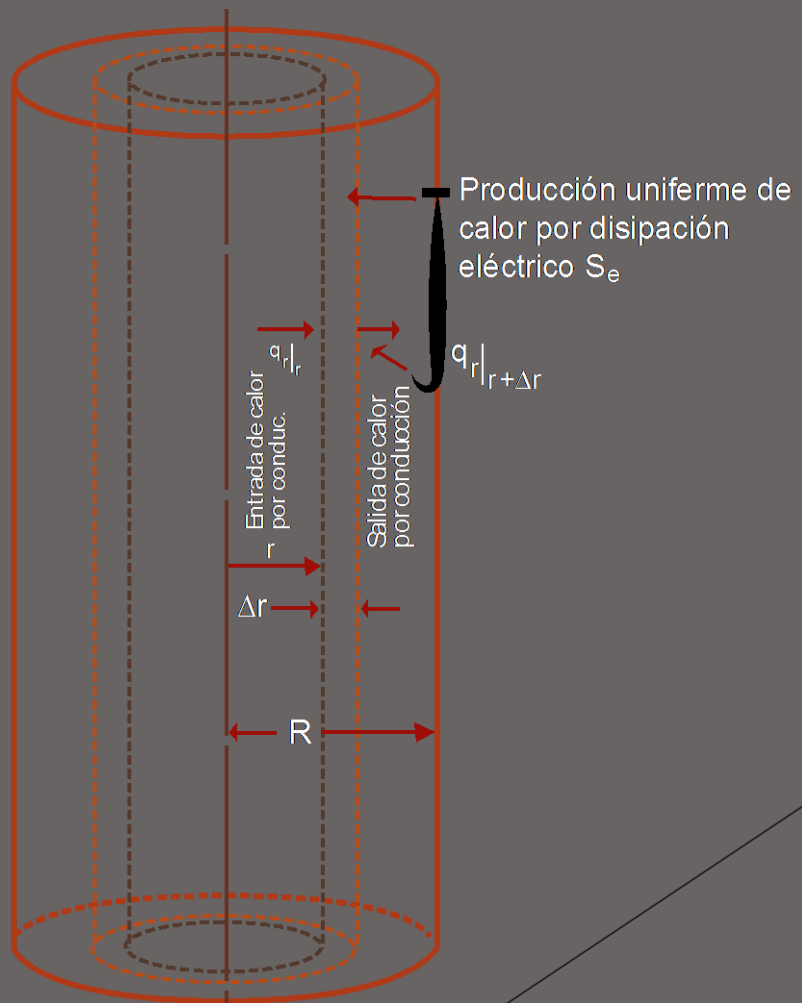
$$\left\{ \begin{array}{l} \textit{velocidad de} \\ \textit{entrada de} \\ \textit{energía calorífica} \end{array} \right\} - \left\{ \begin{array}{l} \textit{velocidad de} \\ \textit{salida de} \\ \textit{energía calorífica} \end{array} \right\} = 0$$

Balance de energía con fuentes de calor

$$\left\{ \begin{array}{l} \textit{velocidad de} \\ \textit{entrada de} \\ \textit{energía calorífica} \end{array} \right\} - \left\{ \begin{array}{l} \textit{velocidad de} \\ \textit{salida de} \\ \textit{energía calorífica} \end{array} \right\} + \left\{ \begin{array}{l} \textit{velocidad de} \\ \textit{producción de} \\ \textit{energía calorífica} \end{array} \right\} = 0$$

Efecto Joule





Balance

$$\left\{ \begin{array}{l} \textit{velocidad de} \\ \textit{entrada de} \\ \textit{energía calorífica} \end{array} \right\} - \left\{ \begin{array}{l} \textit{velocidad de} \\ \textit{salida de} \\ \textit{energía calorífica} \end{array} \right\} + \left\{ \begin{array}{l} \textit{velocidad de} \\ \textit{producción de} \\ \textit{energía calorífica} \end{array} \right\} = 0$$

$$(2\pi rL)(q_r|_r) - (2\pi(r + \Delta r)L)(q_r|_{r+\Delta r}) + (2\pi r\Delta rL)S_e = 0$$

S_e es la velocidad de generación de energía por unidad de volumen

Ecuación más Condiciones a la frontera

$$\left\{ \lim_{\Delta r \rightarrow 0} \frac{rq_r|_{r+\Delta r} - (rq_r)|_r}{\Delta r} \right\} = S_e r$$

$$\frac{d}{dr}(rq_r) = S_e r$$

para $r = 0$ q_r no es infinito para $r = R$ $T = T_0$

Integración

$$q_r = \frac{S_e r}{2} + \frac{C_1}{r}$$

$$q_r = \frac{S_e r}{2}$$

Cálculo de S_e :

$$S_e = \text{Pot elec} / \text{Vol}$$

$$\text{Pot} = I^2 R \quad (I = I/A) \quad R = 1/k_e L/A$$

$$\text{Vol} = A L$$

$$S_e = \frac{I^2}{k_e}$$

Comentarios.

- ▶ A ley de Ohm escrita en términos de la conductividad eléctrica y de la densidad de corriente es:

$$I = k_e \frac{E}{L}$$

Como
$$S_e = \frac{I^2}{k_e}$$

La cantidad de energía generada por unidad de volumen aumenta con la diferencia de potencial y con la resistividad.

Perfil de temperaturas

- ▶ Ley de Fourier:

$$-k \frac{dT}{dr} = \frac{S_e r}{2}$$

$$T = -\frac{S_e r^2}{4k} + C_2 \quad C_2 \text{ es igual a } T_0 + (S_e R^2 / 4k)$$

$$T - T_0 = \frac{S_e R^2}{4k} \left[1 - \left(\frac{r}{R} \right)^2 \right]$$

Comentarios

- ▶ Se trata de un perfil parabólico
- ▶ Tiene su valor máximo cuando $r=0$
- ▶ Puede calcularse el incremento máximo de temperatura:

$$T_{\max} - T_0 = \frac{S_e R^2}{4k}$$

- ▶ Puede calcularse el incremento medio de la temperatura:

$$\langle T \rangle - T_0 = \frac{S_e R^2}{8k}$$

Relación de la Temperatura máxima y la diferencia de potencial.

Para un alambre calentado mediante el efecto Joule, la máxima diferencia de temperaturas ocurre cuando $r=0$ y viene dada por la expresión:

$$T - T_0 = \frac{S_e R^2}{4k}$$

La ley de Ohm escrita en términos de la conductividad eléctrica es:

$$I = k_e \frac{E}{L}$$

Relación de la Temperatura máxima y la diferencia de potencial.

- ▶ Sustituyendo esa expresión en la del término fuente

$$S_E = \frac{I^2}{k_e}$$

Y después S_E en la expresión para la diferencia de temperaturas, se obtiene la relación entre la diferencia de potencial E y la temperatura máxima.

$$T_{m\acute{a}x} - T_0 = \left(\frac{E^2 R^2}{4L^2} \right) \left(\frac{k_e}{k} \right)$$

Vale la pena hacer notar que la temperatura máxima también dependerá de la relación de conductividades eléctrica y térmica, de la geometría del conductor, es decir de su radio y su longitud y de la temperatura T_0 en la superficie del conductor.

Ley de Wiedemann-Franz.

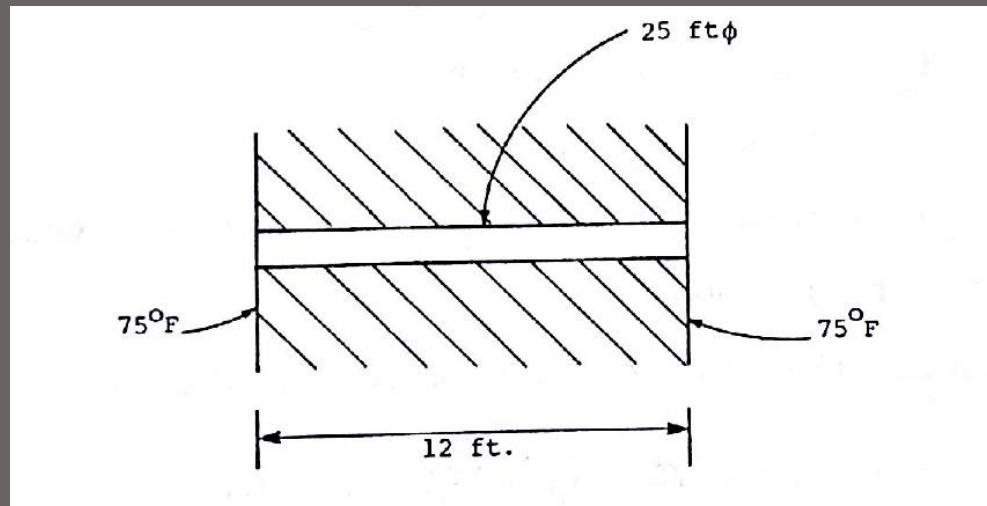
- ▶ Establece que el cociente de la conductividad calorífica y eléctrica es proporcional a la Temperatura absoluta:
- ▶ $K/K_e = L T$
- ▶ La constante de proporcionalidad L es la constante de Lorenz y tiene un valor de: $2.44 \times 10^{-8} \text{ W } \Omega \text{ K}^{-2} \text{ n}$

Cálculo del flujo de calor en la superficie

$$\begin{aligned} Q|_{r=R} &= 2\pi RL \cdot q_r|_{r=R} = 2\pi RL \cdot \frac{I^2}{\overline{k_e}} \\ &= 2\pi RL \cdot \frac{S_e R}{2} \\ &= \pi RL \cdot S_e = \pi RL \frac{I^2}{\overline{k_e}} \end{aligned}$$

Ejemplo.

- ▶ Dos placas de cobre a temperatura de 75 F están separadas por una varilla de cobre ($K= 220 \text{ BTU/Hr-Ft-F}$) de 0.25 In de diámetro y 1.2 ft de longitud. La varilla se suelda a las placas y el espacio entre ellas se llena con un aislante que también aísla las caras laterales de la varilla.
- ▶ Encuentre la corriente máxima que la varilla puede llevar si existe la restricción de no exceder 300 F en ningún punto. (La resistencia eléctrica del cobre es $5.3 \times 10^{-8} \text{ Ohm/ft}$.)



Ecuación, Condiciones Iniciales y Solución.

- ▶ Ecuación de balance:

$$\frac{d^2 T}{dx^2} + \frac{q'}{k} = 0$$

Solución:

$$T(x) = T_b + \frac{q' L^2}{8k} \left[1 - \left(\frac{2x}{L} \right)^2 \right]$$

¿Condiciones iniciales?

- ▶ En $X = 0$ $T(X)$ no debe rebasar 300 F

$$T(x) = T_b + \frac{q' L^2}{8k} \left[1 - \left(\frac{2x}{L} \right)^2 \right]$$

- ▶ Sustituyendo:

$$300 = 75 + \frac{q' (1.2)^2}{8 \times 220} (1 - 0)$$

$$q' = 225 \times \frac{8 \times 220}{(1.2)^2}$$

$$= 275,000 \text{ Btu/hr-ft}^3$$

► Recordando que

$$q' = \frac{q}{\text{volume}}$$

Y que

$$q = RI^2$$

$$q' = \frac{RI^2}{\text{volume}}$$

► Calculamos R

$$R = \frac{\rho l}{A}$$

$$R = 5.3 \times 10^{-8} \times \frac{1.2}{\frac{\pi}{4} \left(\frac{0.25}{12}\right)^2}$$
$$= 1.87 \times 10^{-4} \text{ ohms.}$$

Sustituimos:

$$q' = \frac{RI^2}{\text{volume}}$$

$$275,000 = \frac{1.87 \times 10^{-4} \times I^2}{\frac{\pi}{4} \left(\frac{0.25}{12}\right)^2 \times 1.2} \times 3.413$$

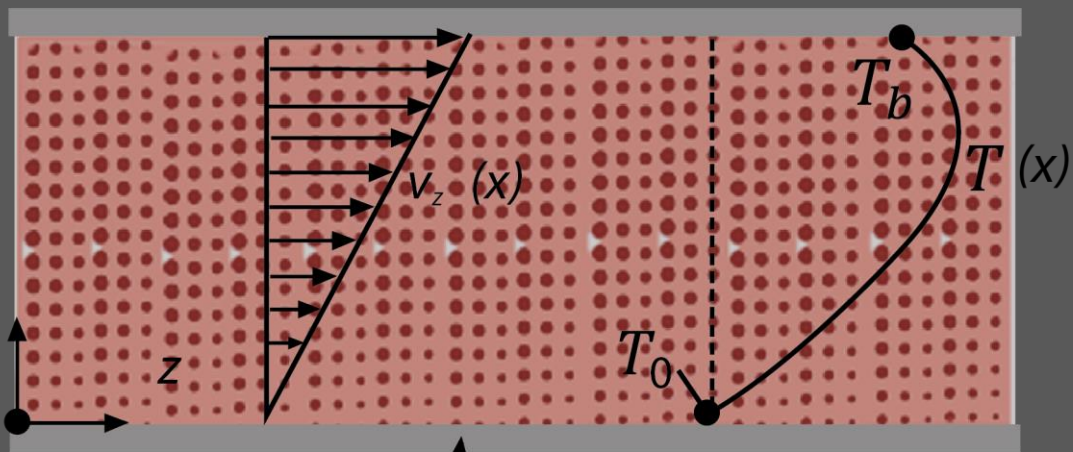
Despejando:

$$I = \left[275,000 \times \frac{\pi}{4} \left(\frac{0.25}{12}\right)^2 \times \frac{1.2}{3.413} \times \frac{1}{1.87 \times 10^{-4}} \right]^{\frac{1}{2}}$$
$$= 420 \text{ amps.}$$

Viscosidad

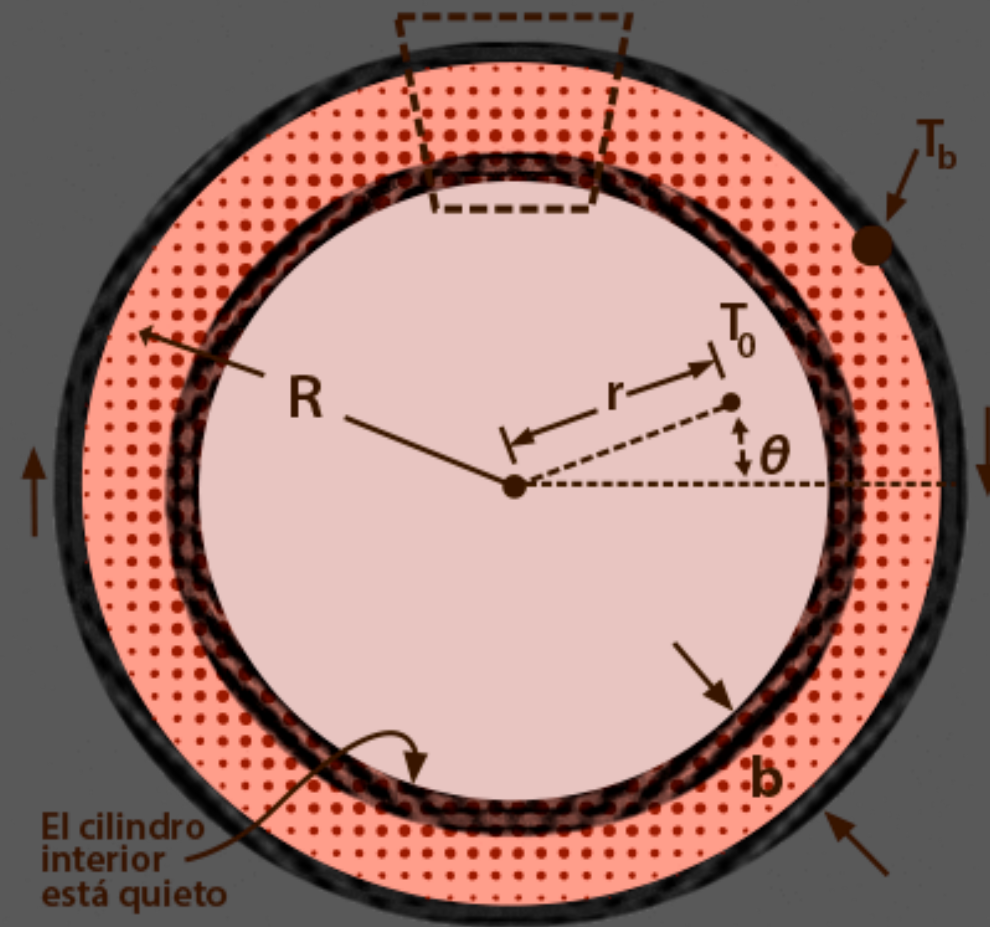
$$S_v = -\tau_{xz} \left(\frac{dv_z}{dx} \right) = \mu \left(\frac{dv_z}{dx} \right)^2$$

La superficie superior se mueve con una velocidad $V = R \Omega$



La superficie estacionaria

El cilindro exterior se mueve con una velocidad angular Ω



Análogamente 1

- ▶ 1. Resuelto con la aproximación de fluido entre dos placas paralelas de pequeño espesor (rendija)

Balance	$WLq_x _x - WLq_x _{x+\Delta z} + WL\Delta x\mu\left(\frac{V}{b}\right)^2 = 0$
Ecuación diferencial para q + CI	$\frac{dq_\infty}{dx} = \mu\left(\frac{V}{b}\right)^2$
Integración para q	$q_x = \mu\left(\frac{V}{b}\right)^2 x + C_1$
Ecuación de Fourier	$-k\frac{dT}{dx} = \mu\left(\frac{V}{b}\right)^2 x + C_1$
Integración para T	$T = -\left(\frac{\mu}{k}\right)\left(\frac{V}{b}\right)^2 \frac{x^2}{2} - \frac{C_1}{k}x + C_2$
Perfil de temperaturas	$\frac{T - T_0}{T_b - T_0} = \left(\frac{x}{b}\right) + \frac{1}{2}Br\left(\frac{x}{b}\right)\left[1 - \left(\frac{x}{b}\right)\right]$

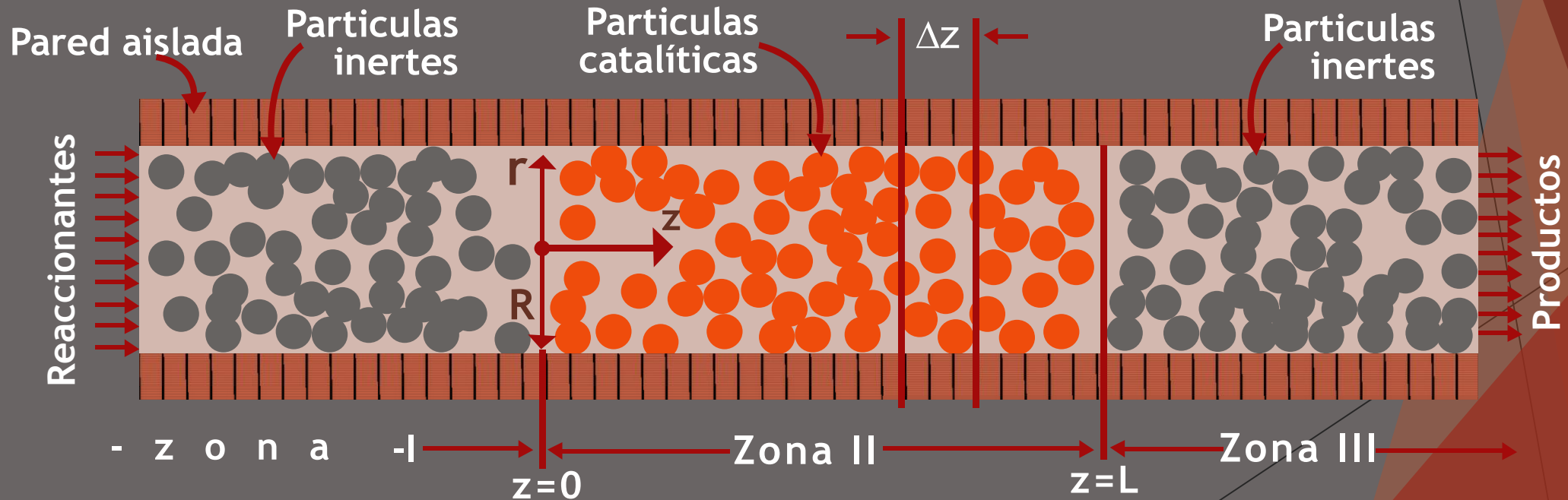
Número de Brinkman

$$Br = [\mu V^2 / k(T_b - T_0)]$$

Reacción química

$$S_e = S_{C1} \left(\frac{T - T''}{T_1 - T_0} \right)$$

S_{C1} y T_0 Son
constantes
empíricas



Análogamente

- ▶ El problema se resuelve por zonas. Sólo en la zona 2 existe generación de calor.

Balance

$$\frac{q_z|_{z+\Delta z} - q_z|_z}{\Delta z} + \rho_1 v_1 \dot{C}_v \frac{T|_{z+\Delta z} - T|_z}{\Delta z} = S_e$$

Ecuación diferencial para q+C1

$$\frac{dq_z}{dz} + \rho_1 v_1 C_p \frac{dT}{dz} = S_c$$

Integración para q

Ecuación de Fourier (Zona 2). En las zonas 1 y 3 $S_c=0$

$$-k_{z,ef} \frac{d^2 T}{dz^2} + \rho_1 v_1 C_p \frac{dT}{dz} = S_c$$

Adimensionalización

$$Z = \frac{z}{L}$$

$$\Theta = \frac{T - T^{\circ}}{T_1 - T^{\circ}}$$

$$B = \frac{\rho_1 v_1 \hat{C}_p L}{k_{z,ef}}$$

$$N = \frac{S_{e1} L}{\rho_1 v_1 \hat{C}_p (T_1 - T^{\circ})}$$

Perfil de temperaturas

Integración para T

Perfil de temperaturas

$$\theta^{II} = C_3 e^{m_3 z} + C_4 e^{m_4 z} \quad (\text{para } m_3 \neq m_4)$$

$$\theta^{II} = \left(\frac{m_4 e^{m_4} e^{m_3 z} - m_3 e^{m_3} e^{m_4 z}}{m_4^2 e^{m_4} - m_3^2 e^{m_3}} \right) (m_3 + m_4)$$

$$m_3 = \frac{1}{2} B \left(1 - \sqrt{1 - (4N/B)} \right)$$

$$m_4 = \frac{1}{2} B \left(1 + \sqrt{1 - (4N/B)} \right)$$

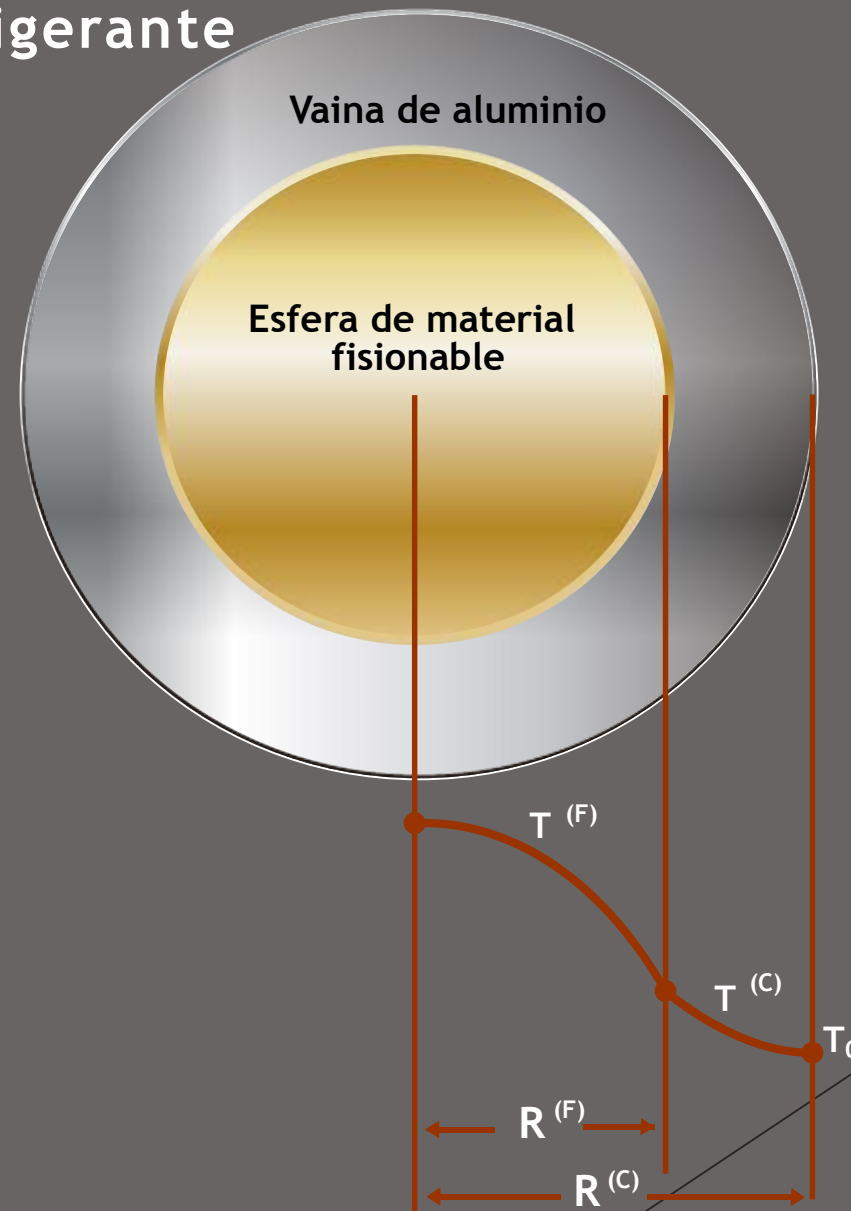
Comentario:

El perfil de temperaturas es una suma de exponenciales. Las constantes de altura y crecimiento dependen de N y B Que son funciones de los materiales, de las condiciones de flujo y de la geometría.

Reacciones nucleares

$$S_n = S_{n0} \left[1 - b \left(\frac{r}{R^{(F)}} \right)^2 \right]$$

Refrigerante



Análogamente (También se resuelve por zonas).

Ecuación diferencial para q +Cl

$$\frac{d}{dr}(r^2 q_{r^{(F)}}) = S_{n_0 r^2} \left[1 + b \left(\frac{r}{R^{(F)}} \right)^2 \right]$$

$$\frac{d}{dr}(r^2 q_{r^{(C)}}) = 0$$

Integración para q

$$q_{r^{(F)}} = S_{n_0} \left(\frac{r}{3} + \frac{b}{R^{(F)^2}} \frac{r^3}{5} \right)$$

$$q_{r^{(C)}} = S_{n_0} R^{(F)^3} \left(\frac{1}{3} + \frac{b}{5} \right) \frac{1}{r^2}$$

Ecuación de Fourier

$$-k^{(F)} \frac{dT^{(F)}}{dr} = S_{n_0} \left(\frac{r}{3} - \frac{b}{R^{(F)^2}} \frac{r^3}{5} \right)$$

$$-k^{(C)} \frac{dT^{(C)}}{dr} = S_{n_0} R^{(F)^3} \left(\frac{1}{3} - \frac{b}{5} \right) \frac{1}{r^2}$$

Integración para T

$$T^{(F)} = -\frac{S_{n0}}{k^{(F)}} \left(\frac{r^2}{6} - \frac{b}{R^{(F)2}} \frac{r^4}{20} \right) + C_2^{(F)}$$

$$T^{(C)} = +\frac{S_{n0}}{k^{(C)}} R^{(F)3} \left(\frac{1}{3} - \frac{b}{5} \right) \frac{1}{r} + C_2^{(C)}$$

Perfil de temperaturas

$$T^{(F)} - T_0 = -\frac{S_{n0}R^{(F)2}}{6k^{(F)}} \left\{ \left[1 - \left(\frac{r}{R^{(F)}} \right)^2 \right] - \frac{3}{10} b \left[1 - \left(\frac{r}{R^{(F)}} \right)^4 \right] \right\} + \frac{S_{n0}R^{(F)2}}{3k^{(C)}} \left(1 - \frac{3}{5} b \right) \left(1 - \frac{R^{(F)}}{R^{(C)}} \right)$$

$$T^{(C)} - T_0 = -\frac{S_{n0}R^{(F)2}}{3k^{(C)}} \left(1 - \frac{3}{5} b \right) \left(\frac{R^{(F)}}{r} - \frac{R^{(F)}}{R^{(C)}} \right)$$

Cuestionario(1/2).

- ▶ ¿De dónde proviene el término de generación de calor en el caso de a) Efecto Joule, b)Viscosidad, c)Reacción química y d) Reacción nuclear.
- ▶ ¿Cuál es la expresión matemática de los términos de fuente da calor en cada uno de los casos anteriores?
- ▶ ¿La cantidad de calor generada al interior de un alambre conductor aumenta o disminuye a) con la diferencia de potencial a través de él, b) con la resistencia del alambre?
- ▶ ¿Qué forma tiene el perfil de temperaturas en el caso de un alambre conductor?
- ▶ ¿Cuál es la fórmula para calcular la temperatura máxima en un alambre conductor y de que variables depende?

Cuestionario (2/2)

- ▶ ¿Cuál es el flujo de calor en la superficie de un alambre conductor, de conductividad K y por el que circula una corriente I ?
- ▶ ¿En qué consiste la aproximación de la rendija que se realiza para el flujo viscoso entre dos cilindros?
- ▶ ¿Cuál es la definición del número de Brinkman y qué mide?
- ▶ Comenta sobre los perfiles de temperatura en los casos de la reacción química y el reactor nuclear.