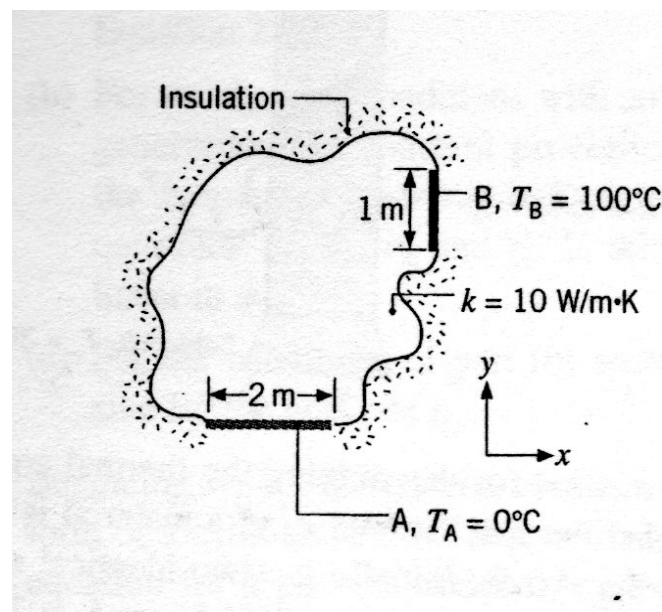


## TRABAJO PRÁCTICO N°2

- Ejercicio 1:** Derive la ecuación de conducción y la ecuación de difusión en coordenadas cilíndricas, planteando el principio de conservación de la energía considerando como volumen de control a un elemento de volumen en coordenadas cilíndricas.
- Ejercicio 2:** Derive la ecuación de conducción y la ecuación de difusión en coordenadas esféricas, planteando el principio de conservación de la energía considerando como volumen de control a un elemento de volumen en coordenadas esféricas.
- Ejercicio 3:** En el cuerpo bidimensional de la figura, el gradiente de temperaturas en la superficie A vale  $\frac{\partial T}{\partial y} = 30 K/m$ ,  $\frac{\partial T}{\partial x} = 0 K/m$  Cuánto vale el gradiente de temperaturas en la superficie B?



- Ejercicio 4:** Un recipiente esférico de radio interior  $r_1$  y radio exterior  $r$  contiene componentes que disipan calor. En un instante de tiempo particular, la distribución de temperaturas en la pared del recipiente es de la forma:

$$T(r) = \frac{C_1}{r} + C_2$$

Esta distribución de temperaturas, corresponde a una condición de estado estacionario o transitorio? Cómo varía el flujo de calor con el radio?

- Ejercicio 5:** Un recipiente esférico de radio interior  $r_1$  y radio exterior  $r_2$  tiene temperaturas superficiales  $T_1$  y  $T_2$ , respectivamente, donde  $T_1 > T_2$ . Graficar la distribución de temperaturas  $T = f(r)$ , suponiendo conducción unidimensional en estado estacionario con propiedades constantes. Justificar la curva obtenida.
- Ejercicio 6:** La pared de una habitación para conservación en frío está construída con una capa interna de pino de 12,7 mm de espesor, una placa intermedia de corcho de 101,6 mm, y una capa externa de hormigón de 76,2 mm de espesor. La temperatura superficial de la pared es de 255,4 K dentro de la habitación refrigerada, y de 297,1 K en la superficie externa del hormigón. Calcular la pérdida de calor por unidad de área y la temperatura interfacial entre la madera y la placa de corcho.  
 Datos:  $k_{\text{corcho}} = 0,0433 W/mK$ ,  $k_{\text{pino}} = 0,151 W/mK$ ,  $k_{\text{hormigon}} = 0,762 W/mK$ .

**Ejercicio 7:** Se ha propuesto el diseño de un horno autolimpiante que utiliza una ventana compuesta, separando la cavidad del horno del aire ambiente. La ventana consistirá en dos plásticos resistentes a altas temperaturas (A y B) de espesores  $L_A = 2L_B$  y conductividades térmicas  $k_A = 0,15W/mK$  y  $k_B = 0,08W/mK$ . Durante el proceso de auto limpieza, las temperaturas de la pared del horno y del aire,  $T_s$  y  $T_a$  son de  $400^\circ C$ , mientras que la temperatura del aire de la habitación  $T_\infty$  es  $25^\circ C$ . Los coeficientes de convección  $h_i$  y radiación  $h_r$  internos, así como el coeficiente de convección  $h_0$  son cada uno de aproximadamente  $25W/m^2K$ . Por razones de seguridad, la superficie exterior de la ventana no debe exceder una temperatura de  $50C$ . Cuál es el mínimo espesor de ventana necesario  $L_A + L_B$  para que dicha temperatura no sea superada?

**Ejercicio 8:** Por un caño de acero circula vapor saturado a  $267^\circ F$ . El caño tiene un diámetro interno de  $0,824in$  y externo de  $1,050in$ , y cuenta con una aislación en el exterior de  $1,5in$  de espesor. El coeficiente de convección para la superficie interna, que se encuentra en contacto con el vapor, se estima en  $h_i = 1000btu/hft^2F$ , mientras que para el revestimiento externo se considera  $h_0 = 2btu/hft^2F$ . La conductividad térmica media del metal es de  $k_m = 26btu/hftF$ , y la de la aislación  $k_a = 0,037btu/hftF$ .

- Calcular la pérdida de calor por pie de longitud de caño si el aire externo se encuentra a  $80^\circ F$ .
- Repetir el cálculo utilizando el coeficiente global de transferencia  $U_i$  basado en el área interna  $A_i$ .

**Ejercicio 9:** Una pared plana está compuesta de dos materiales, A y B. Dentro de la pared de material A se genera calor uniformemente con una potencia de  $1,5 \cdot 10^6 W/m^3$ ,  $k_A = 75W/mK$ , y espesor  $L_A = 50mm$ . La pared de material B tiene  $k_B = 150W/mK$  y espesor  $L_B = 20mm$  y no hay generación de calor dentro de ella. La superficie interior de la pared de material A está aislada, mientras que la pared exterior de material B es refrigerada por agua  $T_\infty = 30^\circ C$  y  $h = 1000W/m^2K$ .

- Graficar la distribución de temperaturas que existe en la pared compuesta en condiciones de estado estacionario.
- Determinar la temperatura de la pared de material A en contacto con el aislante y la temperatura de material B que es refrigerada por agua.

**Ejercicio 10:** Un caño de acero de diámetro exterior de  $0,12m$  se aísla con una capa de silicato de calcio.

- Si la aislación tiene un espesor de  $20mm$  y sus paredes interna y externa se mantienen a  $T_{s,1} = 800K$  y  $T_{s,2} = 490K$ , respectivamente, cuál es la pérdida de calor por unidad de longitud del caño?
- Deseamos estudiar el efecto del espesor de la aislación en la pérdida de calor  $q'$  y en la temperatura de la superficie exterior  $T_{s2}$  con la temperatura de la superficie interna fija a  $T_{s1} = 800K$ . La superficie exterior se expone a una corriente de aire ( $T_\infty = 25^\circ C$ ), con  $h = 25W/m^2K$  y al medioambiente con  $T_{amb} = T_\infty = 25^\circ C$ . La emisividad del silicato de calcio es aprox. de  $\epsilon = 0,8$ . Calcular y graficar la distribución de temperatura en la aislación como función del radio adimensional,  $\frac{r-r_1}{r_2-r_1}$ ,  $r_1 = 0,06m$ ,  $0,06 < r_2 \leq 0,20m$ . Calcular y graficar la pérdida de calor como una función del espesor de la aislación para  $0 \leq (r_2 - r_1) \leq 0,14m$ .

**Ejercicio 11:** La pared compuesta de un horno está constituida por tres materiales, dos de los cuales tienen conductividades térmicas conocidas  $k_a = 20W/mK$  y  $k_c = 50W/mK$ , y espesores conocidos  $L_A = 0,30m$  y  $L_C = 0,15m$ . El tercer material, B, que se encuentra entre A y C, tiene espesor conocido  $L_B = 0,15m$  pero conductividad térmica desconocida  $k_B$ .

Bajo condiciones de operación de estado estacionario, las mediciones revelan una temperatura de la superficie externa  $T_{s,0} = 20C$ , temperatura de la superficie interna  $T_{s,i} = 600C$ , y la temperatura del aire del horno de  $T_\infty = 800C$ . El coeficiente interno de convección  $h$  es conocido y vale  $25W/m^2K$ . ¿Cuál es el valor de  $k_B$ ?

**Ejercicio 12: Techos metálicos**

En la actualidad, es común encontrar edificaciones cuyos techos son estructuras laminares metálicas, la mayoría hecha de aleaciones de aluminio. Consideremos uno de esos techos fabricado con una placa de aluminio de 4 mm de espesor que está montado en posición horizontal y cuya superficie inferior está bien aislada. La placa se recubre con una fina película que absorbe el 80% de la radiación incidente y que tiene una emisividad de 0,25. La densidad del aluminio es  $2700\text{kg/m}^3$  y su calor específico  $900\text{J/kg.K}$ .

- a.- Considere condiciones en las cuales la placa se encuentra a  $25^\circ\text{C}$  y la superficie superior se expone repentinamente al aire cuya temperatura es de  $20^\circ\text{C}$ . La radiación solar provee un flujo de calor incidente de  $900\text{W/m}^2$ . El coeficiente de transferencia de calor por convección es  $h = 20\text{W/m}^2.\text{K}$ . Deducir una expresión para estimar la temperatura de la placa en función del tiempo.
- b.- ¿Cuál es la velocidad de cambio de la temperatura en el instante inicial?
- c.- ¿Cuál será la temperatura de equilibrio en la placa cuando se alcancen las condiciones de estado estacionario?

**Ejercicio 13:** Un chip delgado de silicona y un sustrato de aluminio de 8mm de espesor se encuentran unidos mediante una junta de un material epoxy de 0,02mm de espesor. Sus superficies expuestas se enfrían con aire a  $25^\circ\text{C}$ , con un coeficiente de convección  $h = 100\text{W/m}^2.\text{K}$ . Bajo condiciones normales, el chip disipa  $10^4\text{W/m}^2$ . Averiguar si en estas condiciones el chip opera por debajo de la máxima temperatura permitida,  $85^\circ\text{C}$ .

Indicaciones:

- a.- Plantear el circuito térmico equivalente.
- b.- Puede desprejiciarse la resistencia térmica en el chip (suponerlo isotérmico). Considerar transferencia unidimensional.
- c.- Los datos para la resistencia térmica de contacto (silicona-epoxy) se encuentran tabulados.
- d.-  $k_{Al} = 238\text{W/m.K}$

**Tabla 1 - Resistencia térmica de interfaces sólido/sólido representativas**

Interfaz	$R''_{t,c} \times 10^4 (\text{m}^2 \cdot \text{K/W})$
Chip de silicio/aluminio recubierto en aire (27–500 kN/m <sup>2</sup> )	0.3–0.6
Aluminio/aluminio con relleno de hoja de indio (~100 kN/m <sup>2</sup> )	~0.07
Acero inoxidable/acero inoxidable con relleno de hoja de indio (~3500 kN/m <sup>2</sup> )	~0.04
Aluminio/aluminio con recubrimiento metálico (Pb)	0.01–0.1
Aluminio/aluminio con grasa Dow Corning 340 (~100 kN/m <sup>2</sup> )	~0.07
Acero inoxidable/acero inoxidable con grasa Dow Corning 340 (~3500 kN/m <sup>2</sup> )	~0.04
Chip de silicio/aluminio con resina epóxica de 0.02 mm	0.2–0.9
Bronce/bronce con soldadura de estaño de 15µm	0.025–0.14

**Ejercicio 14:** En un instante determinado, la distribución de temperatura dentro de un cuerpo infinito homogéneo está dada por la función:

$$T(x, y, z) = x^2 - 2y^2 + z^2 - xy + 2yz$$

Suponiendo que no hay generación interna de calor y que las propiedades son constantes, determine las regiones del cuerpo en donde hay almacenamiento de energía.

**Ejercicio 15:** La distribución de temperatura de estado estacionario en una pared unidimensional de conductividad térmica  $k$  y espesor  $L$  es

$$T = ax^3 + bx^2 + cx + d$$

Obtenga expresiones para el flujo de calor generado en la pared por unidad de volumen y la densidad de flujo de calor en las dos caras de la pared. ( $x = 0, x = L$ ).