

# Universidad Nacional de Río Negro

## Física III B – 2020

- **Unidad** 04
- **Clase** U04 C03 / 24
- **Fecha** 11 Jun 2020
- **Cont** Transferencia de calor, 2
- **Cátedra** Asorey
- **Web** <http://gitlab.com/asoreyh/unrn-f3b>



# Contenidos: Termodinámica alias Física IIIB, alias Física IVA

## Unidad 1

### El Calor

*Hace calor*

## Unidad 2

### Primer principio

*Todo se transforma*

## Unidad 3

### Segundo Principio

*Nada es gratis*

## Unidad 4

### Aplicaciones

*Es lo que hay*



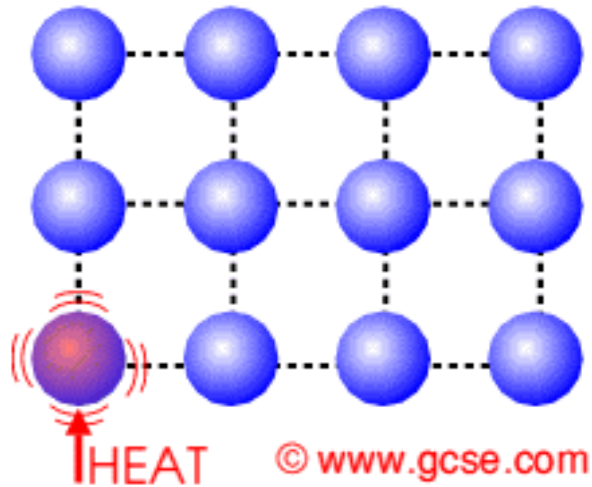
# Bloque 2 - Unidad 4: Aplicaciones

Del de 02/Jun al 25/Jun (8 encuentros)

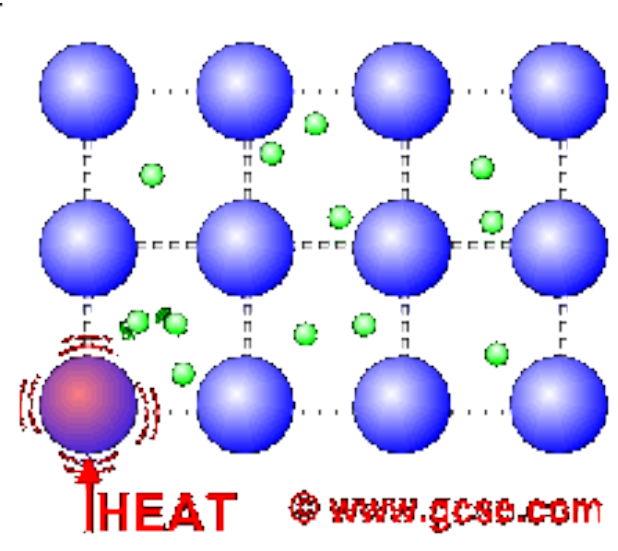
- **Transferencia de calor: radiación, conducción y convección. Ley de Newton. Conductores y aislantes del calor. Ley de Fourier. Aplicaciones hogareñas. Termodinámica de la vida. Energía y humanidad. Calentamiento global.**

# Conducción

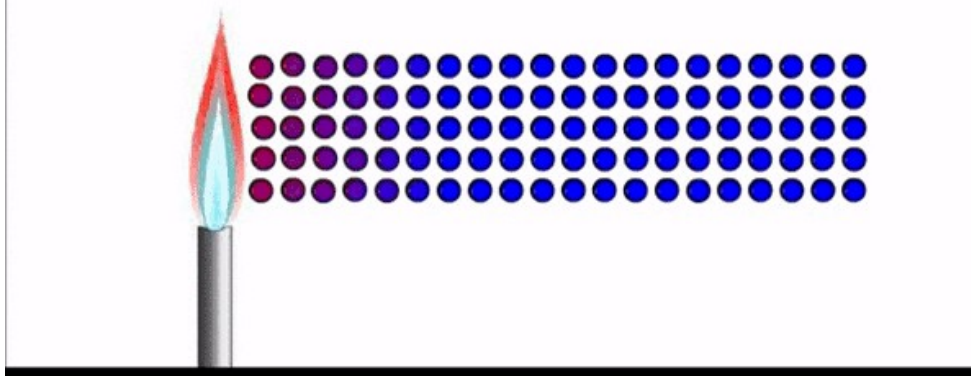
## Aislante



## Conductor

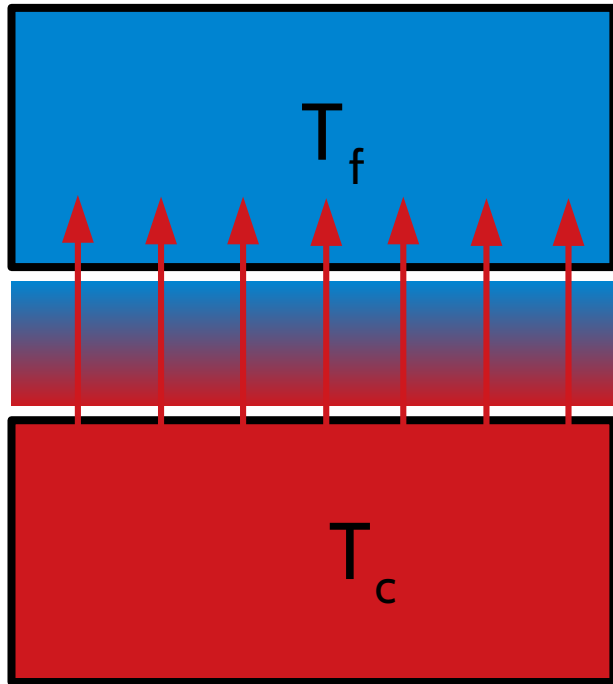


## Conduction of Heat



## Conducción de calor

# Conductividad térmica



- Imaginemos una región caliente y una fría...

...separadas por una región de transición

- ¿Qué variables determinan el flujo de calor?

- ¿Área de contacto?  $A$
- ¿Diferencia de temperatura?  $(T_c - T_f)$
- ¿Materiales?  $(\kappa)$
- ¿Espesor de la región de transición?  $(d)$

$$\frac{dQ}{dt} \propto \frac{A}{d} (T_c - T_f)$$

$$\frac{dQ}{dt} = \kappa \frac{A}{d} (T_c - T_f)$$



- El flujo de calor por conducción entre una región caliente ( $T_c$ ) y una fría ( $T_f$ ) está dado por:

$$I_Q \stackrel{\text{def}}{=} \frac{dQ}{dt} = \kappa \frac{A}{d} (T_c - T_f) \rightarrow I_Q = \kappa \frac{A}{d} (T_c - T_f)$$

- $\kappa$  es el coeficiente de conductividad térmica

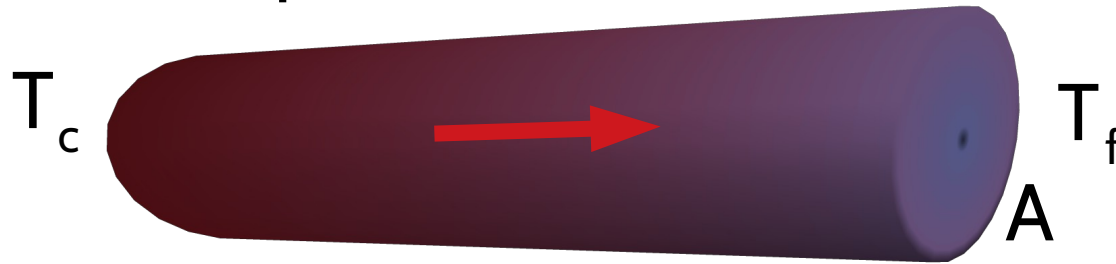
$$[\kappa] = \frac{\text{Jm}}{\text{m}^2 \text{s K}} = \frac{\text{W}}{\text{m K}}$$

- cantidad de calor transferida por unidad de área, unidad de tiempo por un material de espesor unitario cuando la diferencia de temperatura entre sus caras es de 1 K.

$\kappa \rightarrow$  sólo depende del material

# Aplicación: resistencia térmica

- Barra de longitud  $L$ , sección  $A$  y de conductividad  $k$ , aislada en su superficie salvo en los extremos



- El flujo de calor está dado por la Ley de Fourier

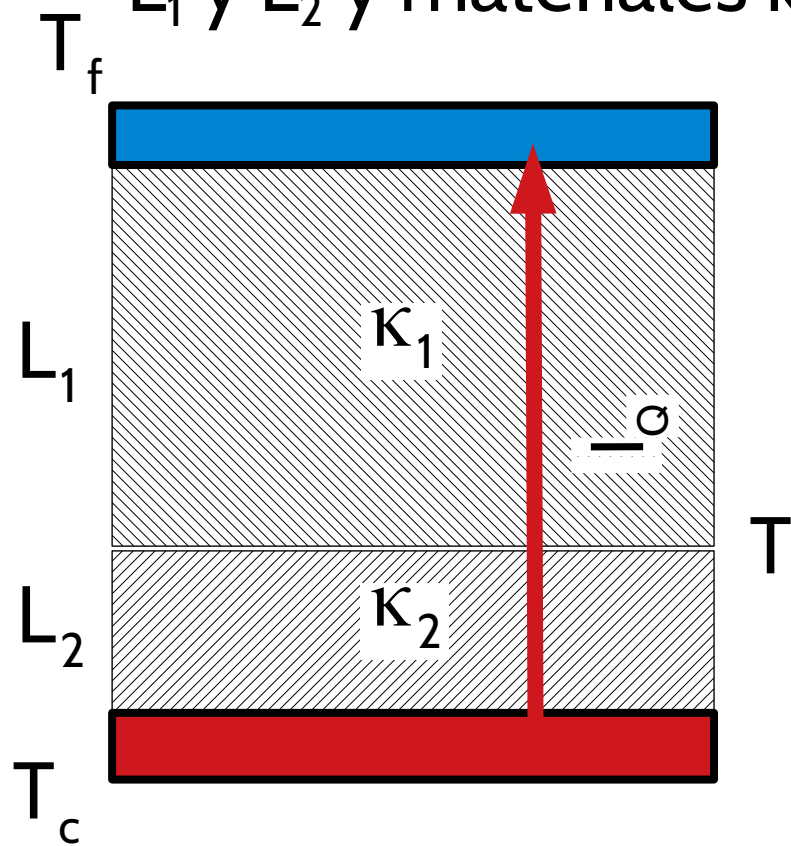
$$I_Q \stackrel{\text{def}}{=} \frac{dQ}{dt} = \underbrace{\left( \kappa \frac{A}{L} \right)}_{\stackrel{\text{def}}{=} R^{-1}} \Delta T \rightarrow I_Q = \Delta T \frac{1}{R}$$

$$\Delta T = I_Q R$$

Ley de Ohm  
 $V = iR$

# Aplicación: aislación en paredes

- Pared de área  $A$  compuesta por dos placas de espesores  $L_1$  y  $L_2$  y materiales  $k_1$  y  $k_2$ , a temperaturas  $T_c$  y  $T_f$ .



- Las  $T_c$  y  $T_f$  se mantienen constantes (fuentes de calor)
- ¿Cuál es la temperatura  $T$  en la región de transición una vez se alcanzó el estado estacionario?



# Resistencia en serie

$$I_{q1} = \underbrace{\frac{k_1}{L_1}}_{R^{-1}} A (T - T_f) \quad I_{q2} = \frac{k_2}{L_2} A (T_c - T)$$

En el estacionario:  $I_{q1} = I_{q2} \Rightarrow \frac{k_1}{L_1} \cancel{A} (T - T_f) = \frac{k_2}{L_2} \cancel{A} (T_c - T)$

$$\Rightarrow \frac{k_1}{L_1} T - \frac{k_1}{L_1} T_f = \frac{k_2}{L_2} T_c - \frac{k_2}{L_2} T \Rightarrow \left( \frac{k_1}{L_1} + \frac{k_2}{L_2} \right) T = \frac{k_2}{L_2} T_c + \frac{k_1}{L_1} T_f$$

$$\Rightarrow \left( \frac{k_1 L_2 + k_2 L_1}{\cancel{k_1 L_2}} \right) T = \frac{k_2 L_1 T_c + k_1 L_2 T_f}{\cancel{L_1 L_2}} \Rightarrow \boxed{T = \frac{k_2 L_1 T_c + k_1 L_2 T_f}{k_1 L_2 + k_2 L_1}}$$

Otra forma:

$$I_{q1} = \frac{T - T_f}{R_1} \quad \text{y} \quad I_{q2} = \frac{T_c - T}{R_2} \Rightarrow \frac{T - T_f}{R_1} = \frac{T_c - T}{R_2} \Rightarrow T R_2 - T_f R_2 = T_c R_1 - T R_1$$

$$\Rightarrow T(R_1 + R_2) = T_c R_1 + T_f R_2 \Rightarrow \boxed{T = \frac{T_c R_1 + T_f R_2}{R_1 + R_2}}$$

$$\text{y } I_{q1} = \frac{1}{R_1} \left[ \frac{T_c R_1 + T_f R_2}{R_1 + R_2} - T_f \right] = \frac{1}{R_1} \left[ \frac{T_c R_1 + \cancel{T_f R_2} - T_f R_1 - \cancel{T_f R_2}}{R_1 + R_2} \right] = \frac{1}{R_1} \frac{(T_c - T_f) \cancel{R_1}}{R_1 + R_2}$$

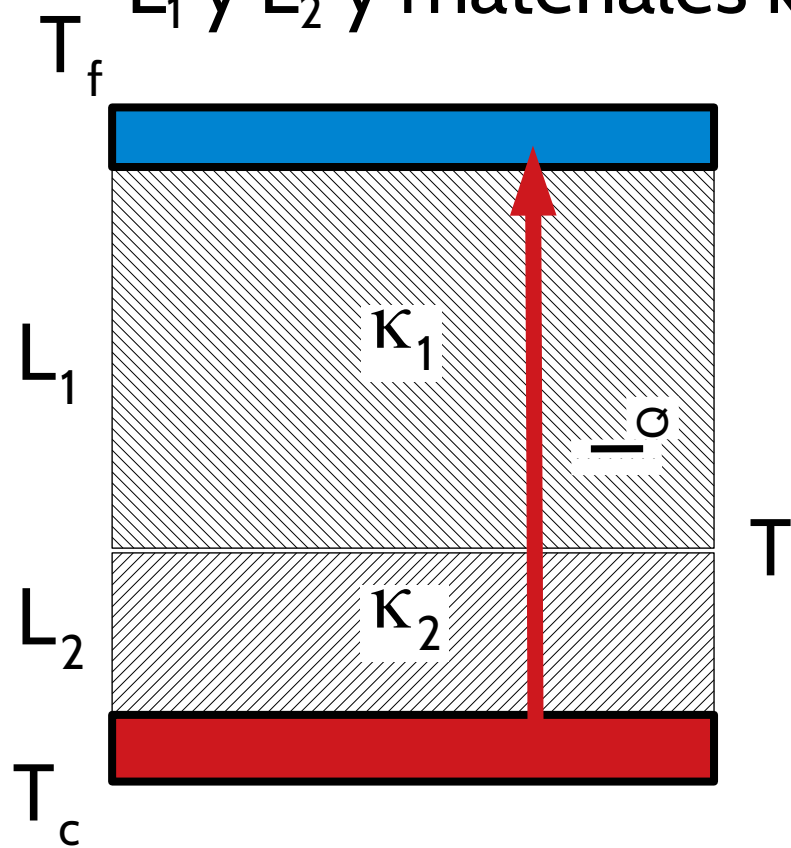
$$\Rightarrow \boxed{I_{q1} = (T_c - T_f) / (R_1 + R_2)}$$

$$\Rightarrow \boxed{R_{eq} = R_1 + R_2}$$

U04-C03-2

# Aplicación: aislación en paredes

- Pared de área  $A$  compuesta por dos placas de espesores  $L_1$  y  $L_2$  y materiales  $k_1$  y  $k_2$ , a temperaturas  $T_c$  y  $T_f$ .



$$R_i = \frac{L_i}{k_i A} \rightarrow T = \frac{T_c R_1 + T_f R_2}{R_1 + R_2}$$

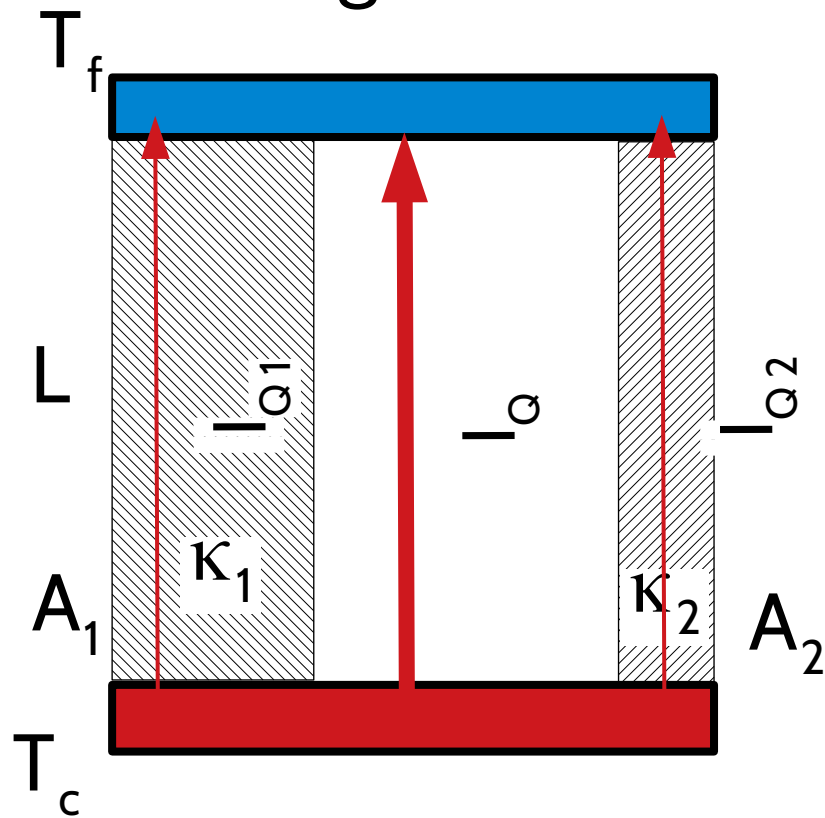
$$I_Q = \frac{\Delta T}{R_1 + R_2} \rightarrow \Delta T = I_Q R_{eq}$$

Resistencias térmicas en serie

$$R_{eq} = \sum_{i=1}^N R_i$$

# Aplicación: conductos de calor

- Conector térmico entre  $T_c$  y  $T_f$  compuesto por dos barras de longitud  $L$ , áreas  $A_1$  y  $A_2$  y materiales  $k_1$  y  $k_2$



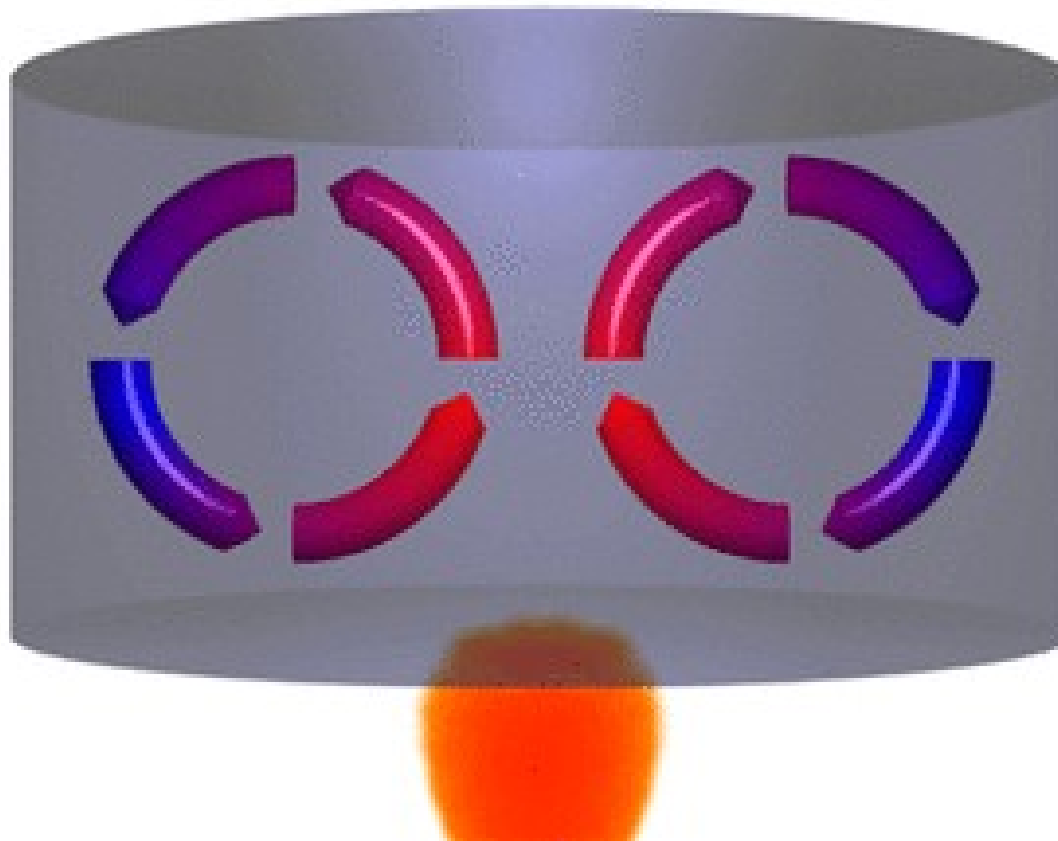
$$R_i = \frac{L_i}{K_i A}, \quad I_{Qi} = \frac{\Delta T}{R_i}, \quad I_Q = \sum_{i=1}^N I_{Qi}$$

Resistencias térmicas en paralelo

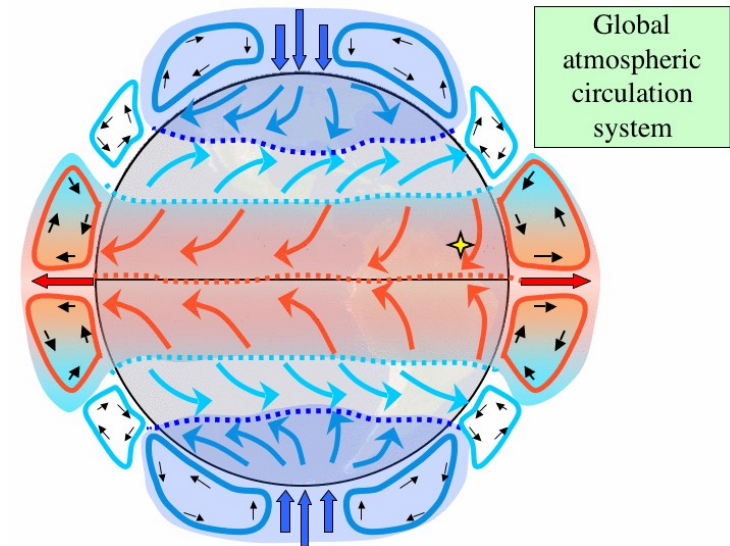
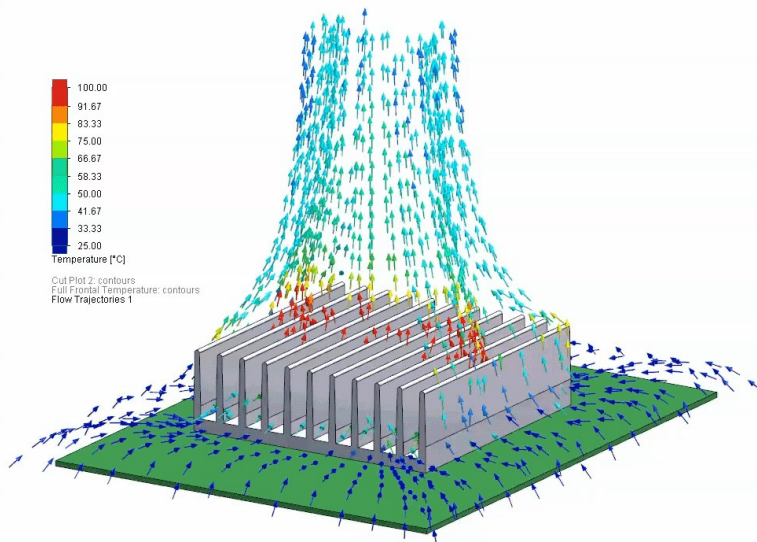
$$\frac{1}{R_{eq}} = \sum_{i=1}^N \frac{1}{R_i}$$



Transferencia de calor mediante el movimiento de un fluido  
en contacto con zonas a diferentes temperaturas  
calor  $\rightarrow$  cambio de densidad  $\rightarrow$  empuje  $\rightarrow$  flotación

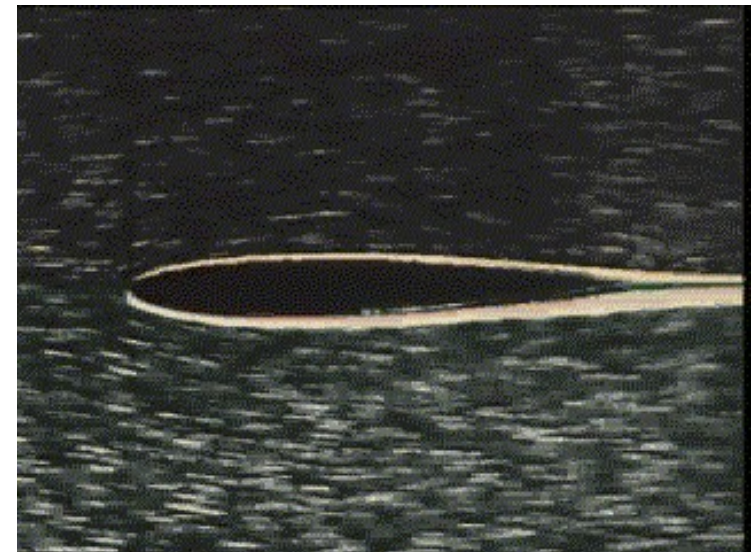
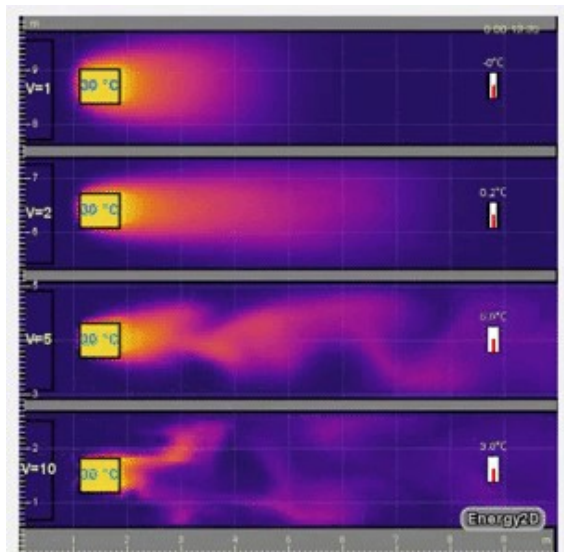


# Celdas convectivas





# Flujo laminar y turbulento





# Transición a flujo turbulento



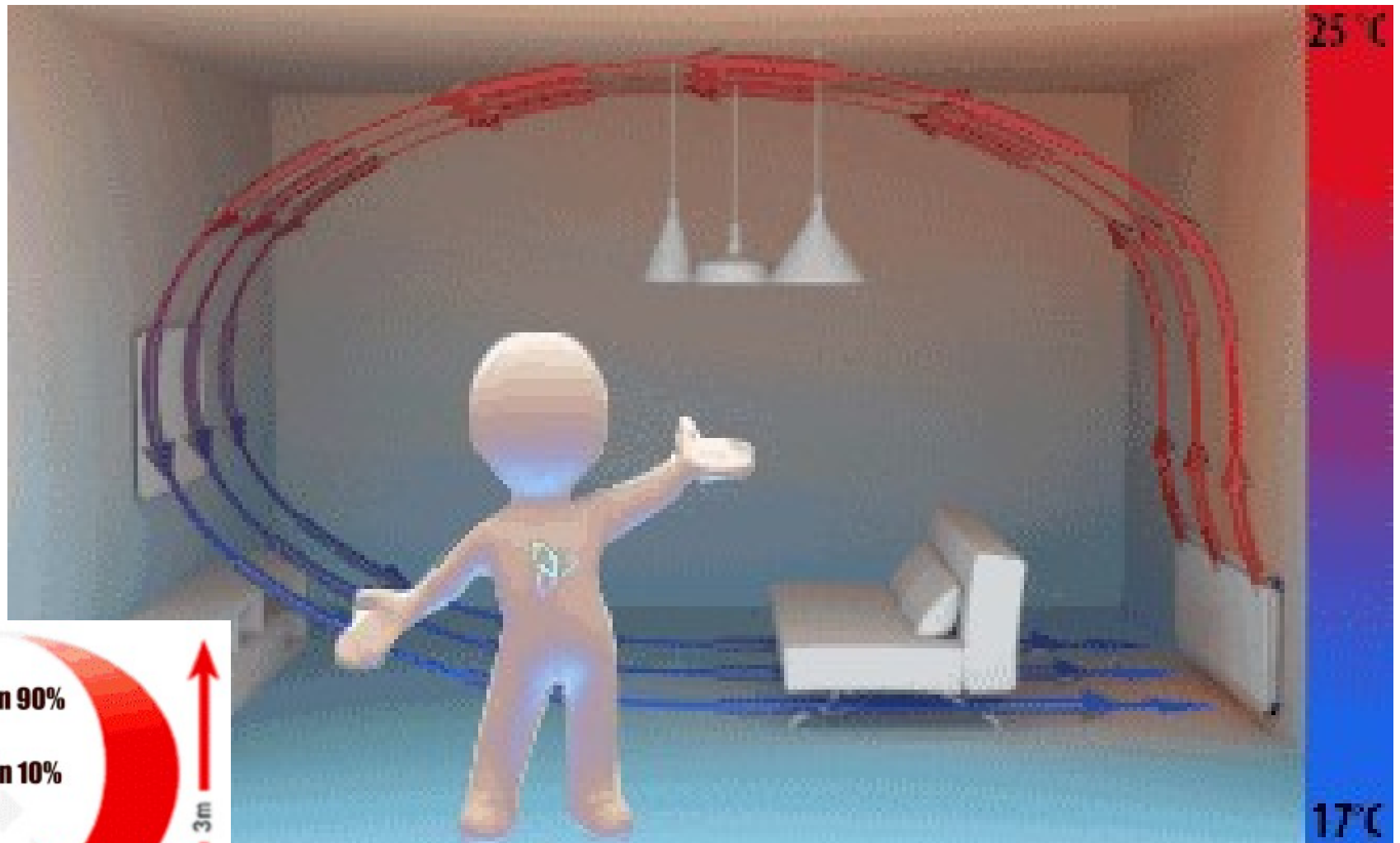
# Aplicación: radiadores de calefacción



- ¿Son radiadores?
- En realidad son “conductores+radiadores+convectores”
- ¿Cuánto radian? Acordarse de  $T^4$ .



# Convección



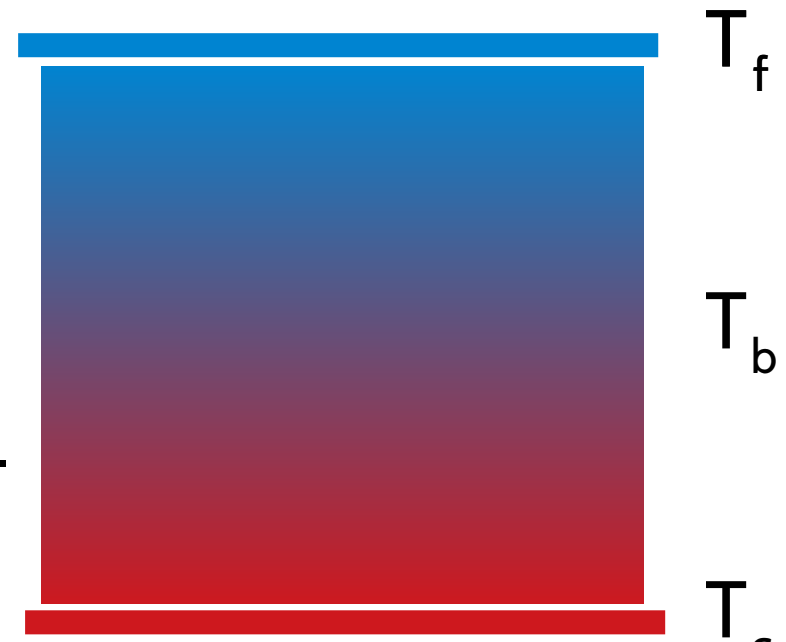


# Transferencia por convección: ¿de qué depende?

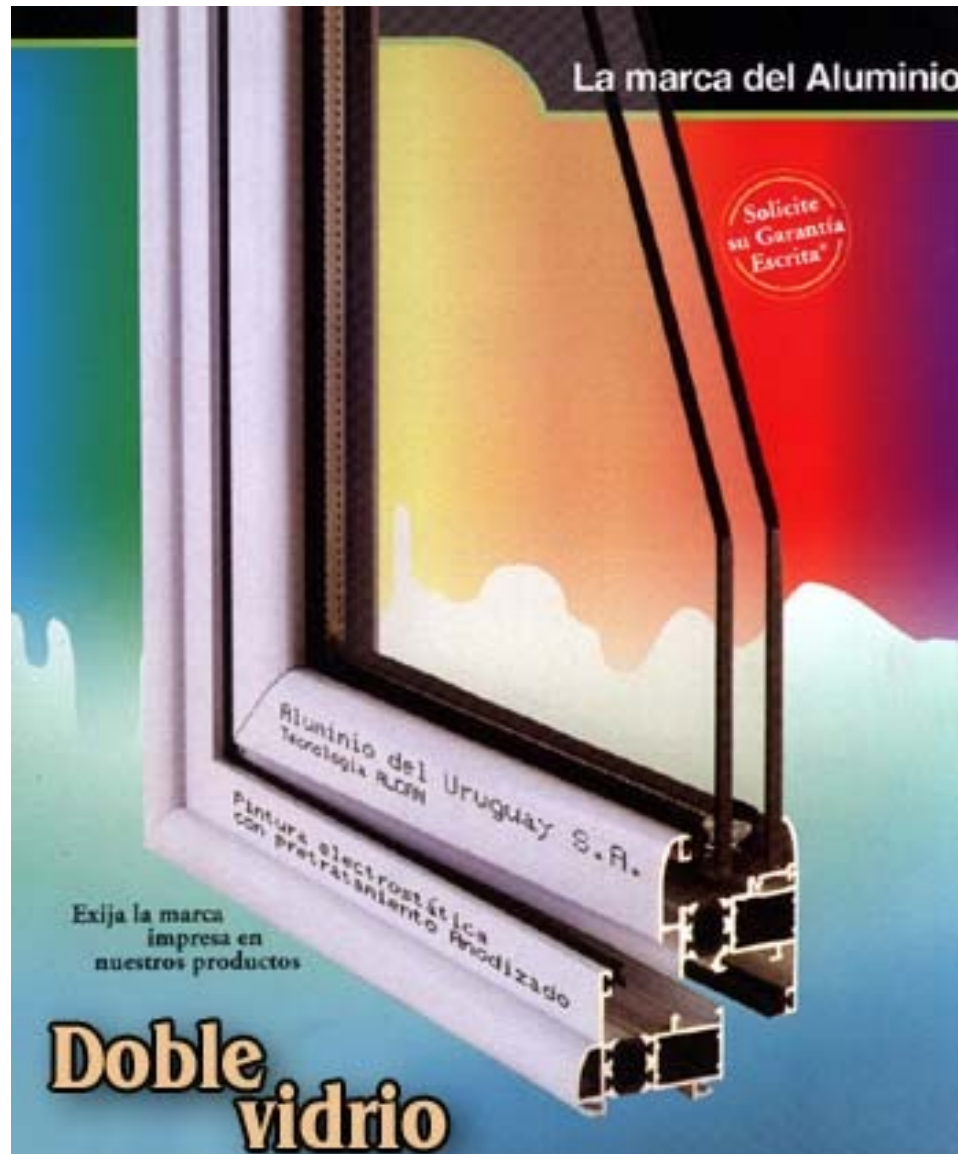
- Tasa de transferencia:  $\frac{dQ}{dt}$
- ¿Qué pasa si aumento el **área de contacto**?
- ¿Qué pasa si aumento la **diferencia de temperatura**?
- ¿de qué más dependerá? Ignorancia → Lew de Newton

$$\frac{dQ}{dt} = h A (T_c - T_b)$$

- h depende del fluido, de las superficies de contacto, de las diferencias de temperatura, del flujo...



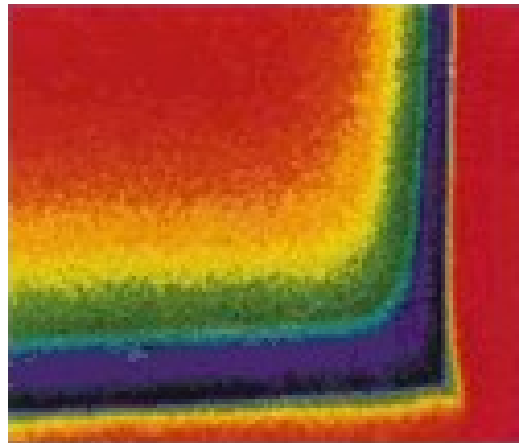
# Aplicación → Termopaneles



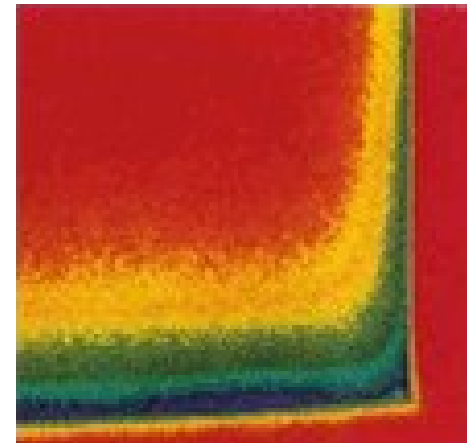
- Es una armadura de vidrios dobles usada en los climas fríos.
- El calor se transfiere de un ambiente hacia el exterior por:
  - Conducción en el vidrio interior
  - Conducción y convección en el aire intermedio
  - Conducción en el vidrio exterior



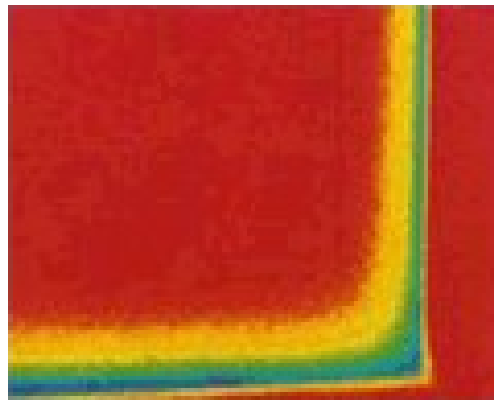
# Triple vidrio



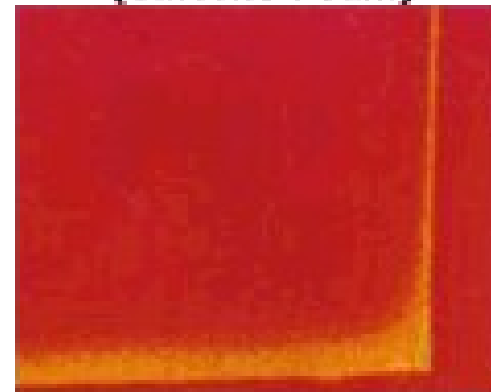
**Double Glazed  
Aluminum Spacer**



**Double Glazed  
warm edged spacer  
(Silicone Foam)**



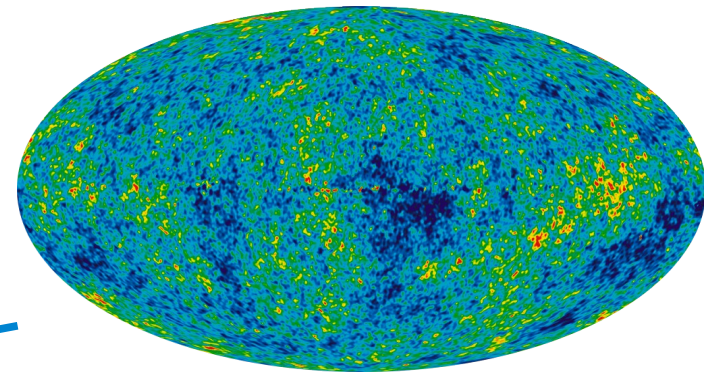
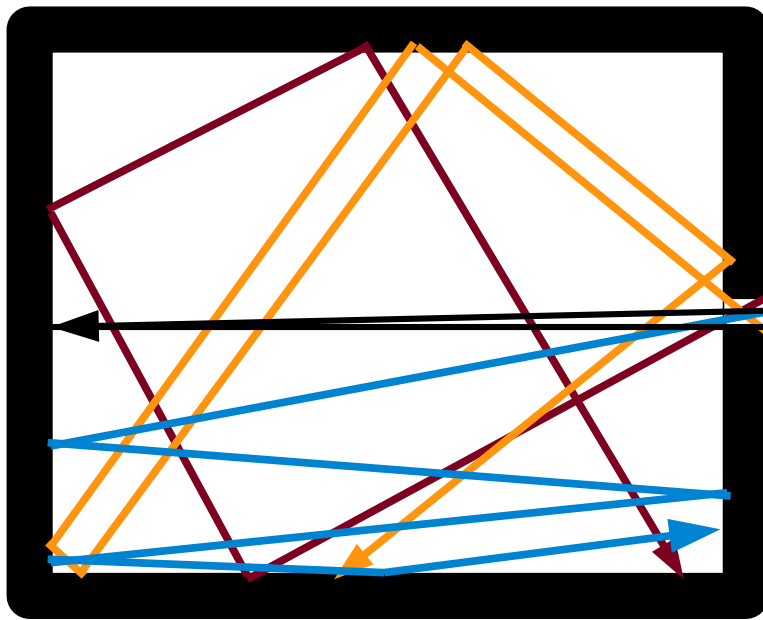
**Triple Glazed  
Aluminum Spacer**



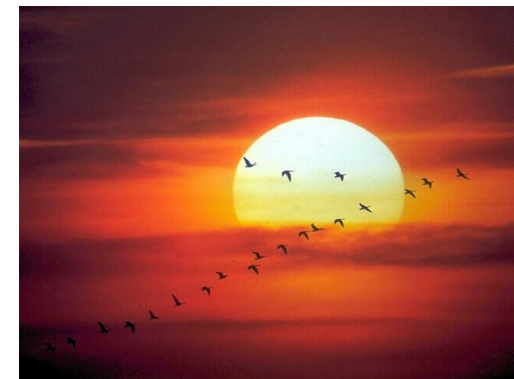
**Triple Glazed  
warm edged spacer  
(Silicone Foam)**

# Un cuerpo negro es...

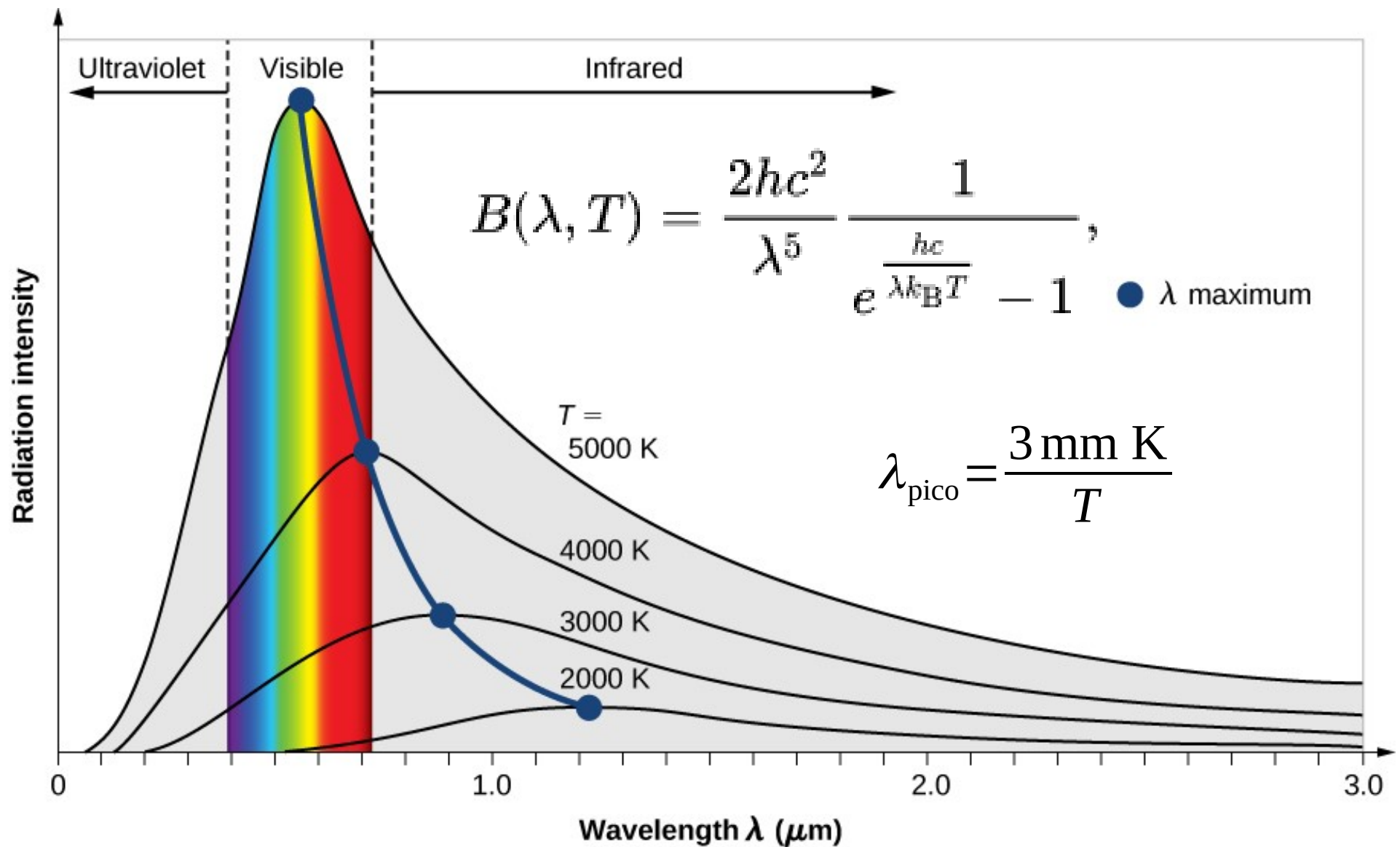
- Un **cuerpo negro** es un sistema físico ideal que absorbe toda la radiación electromagnética incidente sin importar su longitud de onda: **es un absorbente perfecto de radiación electromagnética**



Cuerpos negros  
casi ideales



# Radiación



# Transferencia por radiación: ¿de qué depende?

- Todos los objetos emiten y absorben radiación EM
- ¿Qué pasa si aumento el **área de emisión A**?
- ¿Qué pasa si aumento la **temperatura**?
- ¿Qué pasa si cambio el **material**?

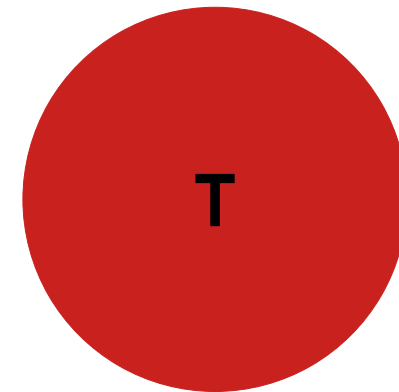
Tasa de emisión  $\frac{dQ}{dt}$

$$\frac{dQ}{dt} = \sigma \varepsilon A T^4$$

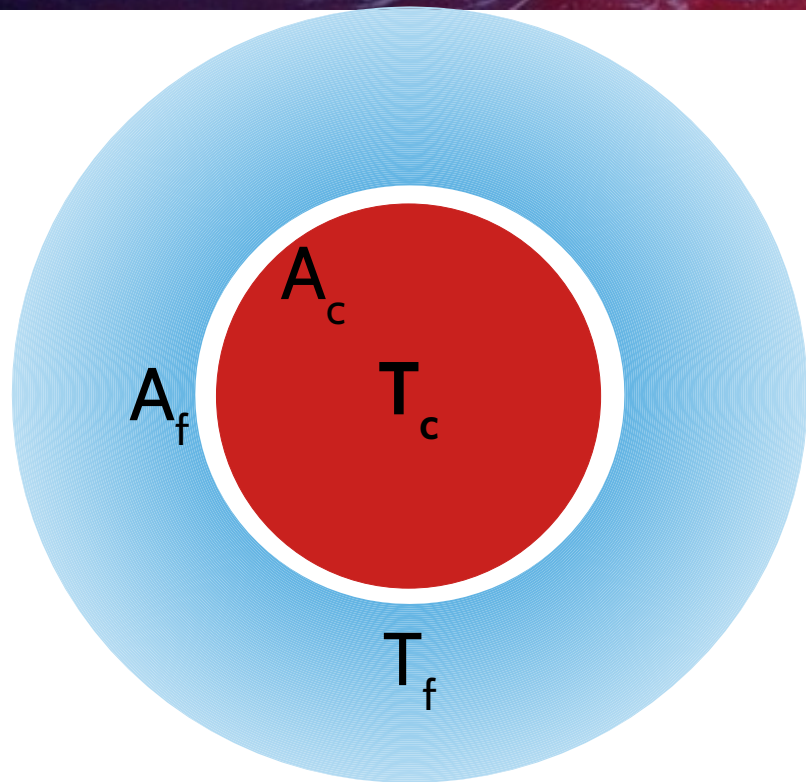
$$\sigma = 5.67 \times 10^{-8} \text{ W m}^{-2} \text{ K}^{-4}$$

- Radiación tipo cuerpo negro:

- A es el área, T la temperatura  
 $0 < \varepsilon < 1$  es la emisividad (si  $\varepsilon = 1 \rightarrow$  cuerpo negro ideal)







- El objeto  $T_c$  emite radiación, el objeto a temperatura  $T_f$  la absorbe, se calienta y también emite.
- Suponemos  $A_c \sim A_f \sim A$ , y  $\varepsilon=1$
- La tasa de intercambio será

$$\frac{dQ_c}{dt} = -\sigma A_c T_c^4 \quad y \quad \frac{dQ_f}{dt} = \sigma A_f T_f^4$$

$$\frac{dQ_c}{dt} = \sigma A (T_f^4 - T_c^4) \quad y \quad \frac{dQ_f}{dt} = \sigma A (T_c^4 - T_f^4)$$

# Radiación al ambiente $T_f \rightarrow$ Ley de Newton

- Supongamos  $T_f$  es temperatura ambiente (cte) y  $T_c \sim T_f \rightarrow$

$$\frac{dQ_c}{dt} = -\sigma A_c (T_c^4 - T_f^4) = -\sigma A_c (T_c^2 + T_f^2)(T_c^2 - T_f^2)$$

$$\frac{dQ_c}{dt} = -\sigma A_c (T_c^2 + T_f^2)(T_c + T_f)(T_c - T_f)$$

$$\frac{dQ_c}{dt} \simeq -\sigma A_c (T_f^2 + T_f^2)(T_f + T_f)(T_c - T_f) \simeq -\sigma A_c (2T_f^2)(2T_f) \Delta T$$

$$\frac{dQ_c}{dt} \simeq -\underbrace{\sigma 4 T_f^3}_h A_c \Delta T \rightarrow \frac{dQ_c}{dt} \simeq -h A_c \Delta T$$

**Ley de  
Newton**