

## MECCANISMI DI SCAMBIO DI ENERGIA TERMICA

①

È noto che un sistema di corpi a temperature diverse tendono a portarsi ad una stessa temperatura (EQUILIBRIO TERMICO), cioè i corpi più caldi si raffreddano mentre quelli più freddi si riscaldano. Il calore fluisce, quindi, dai corpi caldi a quelli freddi. I processi di scambio di energia termica possono essere classificati in tre diversi processi:

- 1 - LA CONDUZIONE TERMICA
- 2 - L'IRRAGGIAMENTO
- 3 - LA CONVEZIONE.

Il primo processo si realizza quando due corpi a temperature diverse vengono posti in contatto. Il secondo avviene anche in assenza di contatto. Energia viene irradiata nello spazio da un corpo caldo sotto forma di energia elettromagnetica (onde luminose, microonde, infrarosso, ...) e viene assorbita dal corpo caldo che si riscalda. Il terzo processo (CONVEZIONE) avviene solo con fluidi (gas e liquidi). Iniziamo con descrivere brevemente la CONDUZIONE TERMICA.

### 1 - CONDUZIONE TERMICA

Questo processo si verifica quando un corpo 1 a temperatura  $T_1$  viene posto in contatto con un corpo 2 a temperatura  $T_2 \neq T_1$ .

Attraverso la superficie di contatto il calore fluisce dal corpo più caldo verso quello più freddo come indicato in figura. Il processo

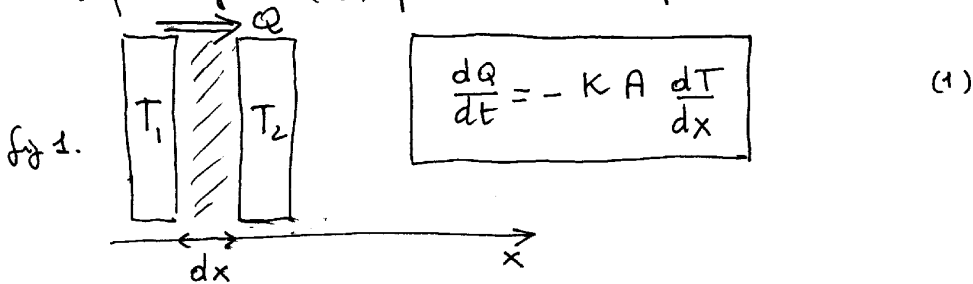


$$\vec{Q} \quad T_1 > T_2$$

viene chiamato conduzione termica e può essere facilmente compreso se ricordiamo che la temperatura di un corpo è proporzionale all'energia cinetica media delle molecole. Dunque, se il corpo 1 è più caldo del corpo 2, le sue molecole hanno una energia cinetica maggiore. Le molecole di 1 che si trovano sulla superficie in contatto con 2 urtano, quindi, le molecole del corpo 2 che hanno energia cinetica minore. Di conseguenza, una certa energia verrà trasferita mediamente dal corpo 1 al corpo 2 in seguito a tali urti finché le molecole dei due corpi non avranno la stessa energia cinetica e la temperatura dei due corpi saranno diventate uguali in ogni punto. La velocità con cui l'energia termica viene trasferita dipende dalle caratteristiche dei materiali. Ad esempio, in un materiale solido compatto, le molecole si trovano impacciate densamente e, quindi, la probabilità che una molecola urti una vicina scambiando energia termica sarà alta. Al contrario in un mezzo poroso dove le molecole si trovano a distanze grandi, la probabilità che avvenga un urto e, quindi, uno scambio di energia termica sarà notevolmente ridotto. Dunque, e parità di temperature, il calore che fluisce da un corpo ad un altro sarà decisamente più alto in solidi compatti (senza cavità) che in gas.

I diversi materiali possono, perciò, essere classificati in buoni conduttori termici (ad esempio rame, alluminio, ecc. ...) o in cattivi conduttori termici o isolanti (sughero, lastra di vetro, polistirolo espanso, gas).

Consideriamo, ora una sottile lastra di un materiale omogeneo di area  $A$  e spessore infinitesimo  $dx$ . Supponiamo che le due superfici della lastra siano messe in contatto con due termostati a temperature  $T_1 > T_2$ . Se la differenza di temperature è sufficientemente piccola, si trova sperimentalmente che il calore che fluisce attraverso la lastra dal termostato caldo ( $T_1$ ) a quello freddo ( $T_2$ ) per unità di tempo è



dove  $K$  è un coefficiente che viene detto COEFFICIENTE DI CONDUCEBILITÀ TERMICA e dipende, in generale, dal tipo di materiale, dalla temperatura e dalla pressione. Con  $dT$  allienso indicato la variazione di temperature  $dT = T_2 - T_1$ .

Ricordando che  $\frac{dQ}{dt}$  ha le dimensioni di una potenza ( $W$ ),  $A$  si misura in  $m^2$  e  $\frac{dT}{dx}$  si misura in  $\frac{K}{m}$ , si deduce che le dimensioni di  $K$  sono

$$\frac{W}{mK} \quad (\text{Watt su metro su grado Kelvin})$$

I valori più elevati di  $K$  si hanno per conduttori metallici.

Ad esempio, per l'argento:  $K = 427 \text{ W/mK}$  a temperatura e pressione ambiente mentre nel vetro  $K \approx 0.8 \text{ W/mK}$  e nell'aria  $K \approx 0.08 \text{ W/mK}$ .

Il segno - nella 1 indica che il calore si sposta nel verso in cui la temperatura diminuisce, cioè va dalla sorgente calda verso quella fredda.

$\frac{dT}{dx}$  in equazione (1) rappresenta il GRADIENTE

di temperature che minus quanto rapidamente varia la temperature lungo l'asse  $x$ .

L'equazione (1) rappresenta la legge fondamentale della conduzione termica.

(3)

Consideriamo, ora una bacchetta di materiale omogeneo come in figura 2 di lunghezza  $L$ . Supponiamo che la temperatura della

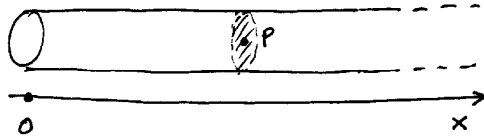


figura 2

bacchetta non è uniforme ma varia lungo l'asse  $x$  con una legge del tipo  $T = T(x)$ . Allora, nella bacchetta, c'è

un gradiente di temperatura

$$\frac{dT}{dx} \neq 0. \text{ Consideriamo un}$$

punto  $P$  individuato dalla coordinata  $x$  e una sezione della bacchetta di area  $A$  contenente il punto  $P$  (area tratteggiata in figura).

Attraverso tale sezione ci sarà un flusso di calore nel verso in cui la temperatura decresce. Ad esempio, se  $T(x)$  è una funzione crescente di  $x$ , il flusso di calore andrà nel verso degli  $x$  negativi e viceversa se  $T(x)$  è una funzione decrescente. Il flusso di calore per unità di tempo che attraversa la sezione sarà dato dalla relazione 1. Consideriamo, per esempio, il caso in cui la temperatura nella bacchetta varia nel modo rappresentato schematicamente in

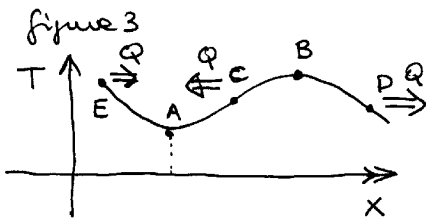


figura 3

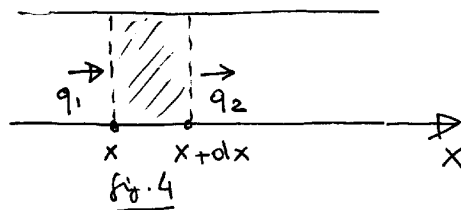
Il flusso di calore sarà nullo nei punti  $A$  e  $B$  dove  $\frac{dT}{dx} = 0$  mentre sarà nel verso positivo dell'asse nei punti  $E$  e  $D$  dove  $\frac{dT}{dx} < 0$  e negativo in  $C$  come mostrato dalle frecce in figura

Come si vede dalla figura, il calore viene portato verso le regioni più fredde della bacchetta (punto  $A$ ) e viene portato via dalle regioni calde ( $B$ ). Dunque, la conduzione termica è un processo che tende a riportare la bacchetta nelle sue condizioni di equilibrio termico (temperature uguale in ogni punto) apportando calore alle regioni più fredde e raffreddando quelle più calde.

## L' EQUAZIONE DI DIFFUSIONE DEL CALORE

④

Consideriamo uno strato elementare infinitesimo di spessore  $dx$  della lamina considerata in figura 3. Lo strato elementare sarà compreso fra la superficie  $x$  e la superficie  $x+dx$  (vedi figura 4)



Il calore che fluisce per unità di tempo attraverso la superficie  $x$  sarà, per la (1),

$$q_1 = \frac{dQ_1}{dt} = -K A \left. \frac{dT}{dx} \right|_x \quad (2)$$

dove  $\left. \frac{dT}{dx} \right|_x$  è il valore di  $\frac{dT}{dx}$  calcolato in  $x$ . Il

calore che attraversa la superficie in  $x+dx$  sarà, invece, per unità di tempo:

$$q_2 = \frac{dQ_2}{dt} = -K A \left. \frac{dT}{dx} \right|_{x+dx} \quad (3)$$

Ma allora, il calore totale che entra nel volume compreso fra  $x$  e  $x+dx$  (tratteggiato in fig. 4) è

$$\frac{dQ}{dt} = -K A \left( \left. \frac{dT}{dx} \right|_x - \left. \frac{dT}{dx} \right|_{x+dx} \right) \quad (4)$$

dove il segno meno deriva dal fatto che  $q_1$  entra nella volume mentre  $q_2$  esce (vedi figura).

Se  $q_1 = q_2$ , il calore che entra è uguale a quello che esce e, quindi, il calore totale portato al volume è nullo e, quindi, le sue temperature non cambiano. In caso contrario, la temperatura del volume cambia. Infatti, se  $dQ$  è il calore portato nell'unità di tempo dello strato elementare e se  $m$  è il calore specifico dello strato elementare, si ha

$$dQ = m C dT = \rho A dx C dT \quad (5)$$

dove  $dT$  è la variazione di temperatura,  $\rho$  è la densità del materiale. Dunque, il calore portato per unità di tempo nello strato elementare è legato alla variazione di temperatura di quest'ultimo della

relazione

(5)

$$\frac{dQ}{dt} = \rho A dx C \frac{dT}{dt} \quad (6)$$

che si ottiene dividendo membro a membro la (5) per  $dt$ .

D'altra parte, il calore portato per unità di tempo nello strato  $dx$  è dato dalla (4). Sostituendo questa espressione nella (6) si

ottiene, dopo semplici passaggi:

$$\frac{dT}{dt} = \frac{k}{C\rho} \left[ \frac{\frac{dT}{dx}|_{x+dx} - \frac{dT}{dx}|_x}{dx} \right] \quad (7)$$

ma il termine in eq. (7) non è altro che la derivata seconda delle temperature rispetto ad  $x$ . Dunque, la (7) diventa

$$\frac{dT}{dt} = D \frac{d^2T}{dx^2} \quad (8)$$

dove abbiamo definito il COEFFICIENTE DI DIFFUSIONE TERMICA del materiale:

$$D = \frac{k}{C\rho} \quad (9)$$

dalla (8) si deduce che  $D$  ha le dimensioni di una lunghezza al quadrato diviso un tempo, cioè si misura in  $m^2/s$ .

L'equazione (8) rappresenta l'EQUAZIONE DI DIFFUSIONE DEL CALORE e rappresenta l'equazione fondamentale per il trasporto di calore. In via di principio, se è nota la distribuzione di temperature  $T = T_0(x)$  nei vari punti di un corpo all'istante iniziale  $t=0$ , l'equazione (8) permette di ricavare la temperatura  $T(x,t)$  ad ogni istante  $t$  e in ogni punto  $x$ . La (8) ci dice che la temperatura di un corpo varia più rapidamente nei punti in cui  $\frac{d^2T}{dx^2}$  è massima mentre resta costante nel tempo dove  $\frac{d^2T}{dx^2} = 0$ . In generale, un qualunque sistema termodinamico dopo un dato tempo caratteristico tende a raggiungere una situazione STAZIONARIA in cui la temperatura in ogni punto è costante nel tempo. La condizione di stazionarietà implica

$$\frac{dT}{dt} = 0 \quad \text{CONDIZIONE DI STAZIONARIETA'}$$

che, sostituita nella (8), fornisce l'equazione dello stato stazionario: (6)

$$\frac{d^2 T}{dx^2} = 0 \Rightarrow \frac{dT}{dx} = \text{costante} \quad (10)$$

Dunque, in condizioni stazionarie, la temperatura  $T(x)$  deve avere gradiente ~~costante~~ costante.

Esempio: Una piastra di materiale di spessore  $L$  e lunghezza  $L$  ha le superfici di base in contatto con due termostati a temperature diverse  $T_1$  e  $T_2$  ( $T_1 > T_2$ ). Si trovi come varia la temperatura della ~~piastre~~ piastra in funzione della distanza  $x$  dal termostato  $T_1$  in CONDIZIONI STAZIONARIE.

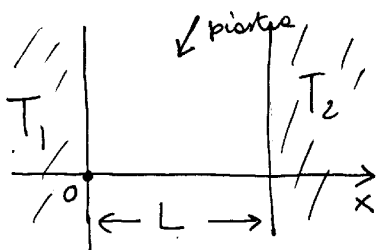


figura 5

Soluzione: in condizioni stazionarie vale la (10), cioè

$$\frac{dT}{dx} = \text{costante} = c \quad (11)$$

Integrando entrambi i membri della (11) rispetto ad  $x$  si ottiene

$$\int_0^x \frac{dT}{dx} dx = \int_0^x c dx \Rightarrow T(x) - T(0) = c x$$

$$\Rightarrow T(x) = T(0) + c x \quad (12)$$

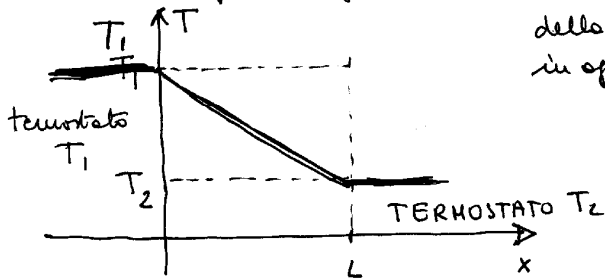
ove i valori di  $T(0)$  e  $c$  si ottengono imponendo le CONDIZIONI AL CONFINO. Infatti, il punto  $0$  è sulla superficie del termostato  $T_1$ , dunque  $T(0) = T_1$ . Inoltre, per  $x = L$  si ha il punto sulla superficie del termostato  $T_2$  e, dunque,  $T(L) = T_2$ . Sostituendo nella (12)  $x = L$  e  $T(L) = T_2$  e  $T(0) = T_1$ , si trova

$$c = \frac{T_2 - T_1}{L} \quad (13)$$

$$T(0) = T_1 \quad (14)$$

Dunque,  $T(x) = T_1 + \frac{T_2 - T_1}{L} x$  (15)

che è riportato graficamente in figura 6. Come si vede, la derivata della temperatura rispetto a  $x$  è costante in ogni punto ed è pari a

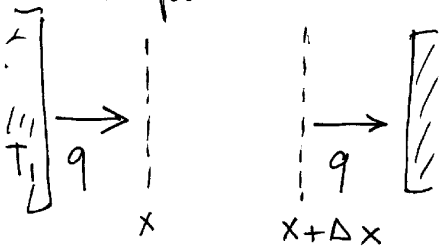


$$\frac{dT}{dx} = -\frac{T_1 - T_2}{L}$$

Dunque il calore che attraversa una qualunque sezione della piastra ha il valore

$$\frac{dQ}{dt} = -k A \frac{dT}{dx} = + \frac{k A}{L} (T_1 - T_2) > 0$$
 (16)

Come si vede,  $\frac{dQ}{dt}$  non dipende da  $x$  e, quindi, in condizioni stazionarie, il calore che attraversa sezioni della piastra a diverse distanze  $x$  dall'origine è lo stesso. In queste condizioni il calore totale che arriva in una striscia compresa fra  $x$  e  $x + \Delta x$  è uguale a zero poiché il calore che entra attraverso la sezione in  $x$  è uguale a quello che esce da  $x + \Delta x$ . Ma allora, come ci si aspetta per uno stato stazionario, la temperatura dello strato non cambia nel tempo.



Si noti che una situazione di questo tipo è STAZIONARIA (la temperatura in ogni punto non dipende dal tempo) ma non è una situazione di EQUILIBRIO TERMODINAMICO.

Infatti, in queste situazioni, anche se la temperatura in ogni punto si mantiene costante, c'è tuttavia un flusso continuo di calore. In particolare un calore  $q = \frac{dQ}{dt}$  viene ceduto continuamente dalla sorgente calda e lo stesso calore viene assorbito dalla sorgente fredda. In assenza di fonti di energia termica esterne, perciò, la sorgente calda ( $T_1$ ) tende a raffreddarsi e quella fredda a scaldarsi. Il processo porterebbe, quindi, dopo un tempo opportuno al raggiungimento

di un equilibrio termico in cui la temperatura delle sorgenti 1 e quella della sorgente 2 hanno lo stesso valore e, quindi;

$$\frac{dQ}{dt} = \frac{KA}{L} (T_1 - T_2) = 0 \quad (17)$$

Se si vuole mantenere costante la temperatura del termostato  $T_1$  e quella del termostato  $T_2$  dovremo, perciò, fornire in conti-  
nuazione calore alle sorgenti  $T_1$  più calde e togliere calore  
alla sorgente fredda. Per far questo, ad esempio, si potrebbe  
utilizzare una POMPA DI CALORE che, però, come abbiamo visto,  
richiede l'utilizzo di una sorgente di lavoro esterna.

### LA RESISTENZA TERMICA DI UNA LASTRA

Se indichiamo con  $q$  il calore che fluisce per unità di tempo  
attraverso una generica sezione  $A$  = sezione della piastra (in figura 5),  
la relazione (16) si può scrivere nella forma

$$q = \frac{T_1 - T_2}{R} \quad (18)$$

dove si definisce la resistenza termica della lastra con

$$R = \frac{L}{KA} \quad (19)$$

dove ricordiamo che  $K$  è la conducibilità termica ( $W/mK$ ),  
 $L$  è lo spessore della piastra (m) e  $A$  la sezione della  
piastra ( $m^2$ ). Dunque le dimensioni di  $R$  sono  $\frac{TS}{J}$ .

Dunque, le unità di misura nel sistema internazionale  $J$  sono  
 $K/W$

La (18) ci dice che, più è alta la resistenza termica e più  
piccolo è il flusso di calore che attraversa la piastra a parità  
di temperature.

Supponiamo, ora, di voler riscaldare l'ambiente interno  
ad una casa. Supponiamo che la temperatura interna sia  $T_i$   
e che quella esterna sia  $T_e < T_i$ . In queste condizioni, attraverso  
le pareti delle case, il tetto, le finestre ci sarà un flusso di  
calore diretto nel verso che va dalle temperature più alte a quelle  
più fredde, quindi ci sarà flusso dall'interno verso l'esterno  
della casa. ~~Se~~ Se si vorrà mantenere costante la tempe-  
ratura ~~dell'interno~~ dovremo, perciò, accendere una stufa  
cioè ricorrere ad una qualche sorgente di calore che rifornisca  
il calore perso.



Il flusso di calore che uscirà da una parete di superficie  $A$  e spessore  $L$  sarà dato dalle (18) con  $R$  dato dalle (19) e con  $T_1 = T_i$  e  $T_2 = T_e$ . Il flusso di calore sarà, perciò, tanto più grande quanto più è grande la differenza di temperatura fra interno ed esterno e tanto più piccolo quanto più è grande la resistenza termica. Una scelta opportuna dello spessore delle pareti o del materiale con cui sono fatte le pareti permetterà quindi materiali risparmi di energia.

Un modo che si può utilizzare per ridurre le perdite di calore è quello di rivestire le pareti con uno strato di materiale isolante termico ( $K$  piccolo) che porta ad un aumento della resistenza termica complessiva. In questo caso la situazione da studiare è quella di due parti di superficie  $A$  e spessori  $L_1$  e  $L_2$  poste come in figura 7 aventi coefficienti di conduttività termica  $K_1$  e  $K_2$ .

### LASTRE IN SERIE

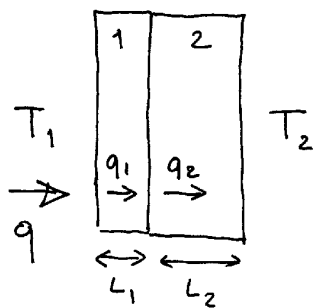


figura 7

Due lastre solI spessore  $L_1$  e  $L_2$  e superficie  $A$  sono disposte come in figura.

A sinistra della lastra 1 c'è un ambiente a temperatura  $T_1$ , mentre a destra della lastra 2 c'è un ambiente a temperatura  $T_2$  con  $T_1 > T_2$ . Ne consegue che c'è un flusso di calore per unità di tempo  $q$  che va dalle regioni calde ( $T_1$ ) e quelle fredde ( $T_2$ ).

In condizioni stazionarie abbiamo già visto che il gradiente di temperatura in ciascuna lastra deve essere costante, dunque anche il calore che attraversa le lastre per unità di tempo devono avere in ciascuna piastra un valore costante e pari, rispettivamente a  $q_1$  e  $q_2$ . Se indichiamo con  $T$  la temperatura sulle superficie di contatto fra le lastre 1 e 2, si avrà (vedi eq. (18))

$$q_1 = \frac{T_1 - T}{R_1} \quad \text{e} \quad q_2 = \frac{T - T_2}{R_2} \quad (20)$$

$$\text{dove } R_1 = \frac{L_1}{AK_1} \quad \text{e} \quad R_2 = \frac{L_2}{AK_2} \quad (21)$$

In condizioni STAZIONARIE i flussi di calore  $q_1$  e  $q_2$  devono essere uguali. Infatti, se  $q_1$  fosse, ad esempio, maggiore di  $q_2$ , sarebbe da dire che sulla superficie di separazione avviene nell'unità di tempo (attraverso la piastra 1) un calore  $q_1$  maggiore di quello che viene portato via ( $q_2$ ) attraverso la piastra 2. Ma allora la superficie si riscalda aumentando la sua temperatura. Analogamente, se  $q_1 < q_2$ , la superficie si raffredda.

In entrambi i casi, la temperatura della superficie non sarebbe costante e, quindi non saremmo in condizioni stazionarie.

Però, le condizioni di stazionarietà implicano

$$q_1 = q_2 = q \quad (22)$$

Imponendo tale condizione nelle (20) si ottiene

$$\frac{T_1 - T}{R_1} = \frac{T - T_2}{R_2} \Rightarrow T = \frac{\frac{T_1}{R_1} + \frac{T_2}{R_2}}{\frac{1}{R_1} + \frac{1}{R_2}} \quad (23)$$

che dà il valore della temperatura sulla superficie di separazione. Sostituendo tale valore in una delle relazioni (20) si trova il flusso di calore  $q$

$$q = \frac{T_1 - T_2}{R_1 + R_2} \quad (24)$$

La relazione (24) rappresenta la relazione fondamentale per le lastre in serie. Come si vede il calore che fluisce nelle lastre in serie è lo stesso calore che fluisce attraverso un'unica lastra di resistenza termica

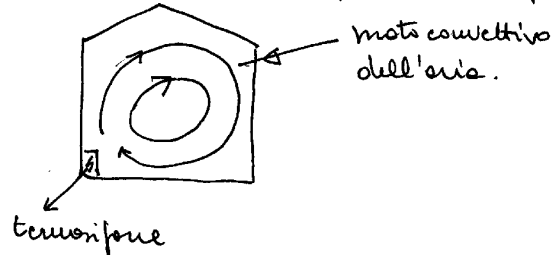
$$R = R_1 + R_2 \quad (25)$$

Il risultato si generalizza facilmente ad un sistema di più di due lastre in serie con resistenze termiche  $R_1, R_2, \dots, R_N$ . In tal caso, il flusso di calore che le attraversa nell'unità di tempo è lo stesso che si avrebbe in un'unica lastra di resistenza termica

$$R = R_1 + R_2 + R_3 + \dots + R_N \quad (26)$$

Adesso, brevemente, accenneremo agli altri 2 processi di trasporto di calore: la convezione e l'irraggiamento

- CONVEZIONE - Questo meccanismo si verifica nei fluidi (gas e liquidi) e si aggiunge al meccanismo di conduzione descritto in precedenza. Consideriamo, ad esempio una fiamma che venga accesa in aria. L'aria vicino alla fiamma si riscalda rapidamente e la sua densità si riduce notevolmente, allora, per il PRINCIPIO DI ARCHIMEDE, l'aria più leggera viene spinta verso l'alto dalla forza di archimede ondando e mescolarsi con l'aria fredda presente in alto. Questo porta ad un rapido trasporto di calore dal basso verso l'alto che è normalmente più grande di quello dovuto alla conduzione termica (l'aria è un cattivo conduttore). Lo stesso avviene quando si riscalda una pentola contenente acqua nel fuoco. Anche in questo caso, è facile osservare che l'acqua si mette in movimento. Questi processi di convezione avvengono spontaneamente e si parla, perciò, di CONVEZIONE NATURALE. In molti casi, invece, si può forzare la convezione. Ad esempio, nel caso di un piano, un ventilatore spinge l'aria che passa vicino ad una resistenza elettrica in modo da indurre una convezione forzata. E' la convezione il meccanismo principale che porta ad aumentare la temperatura in una stanza riscaldata da un termosifone. Se non ci fosse la convezione, la temperatura vicino al termosifone sarebbe molto più alta di quella nei punti lontani (vedi figura)



IRRAGGIAMENTO -

- Qualunque corpo che si trovi ad una data temperatura è costituito da atomi e molecole in continuo agitazione (agitazione termica). Nel loro continuo moto, le molecole si urtano continuamente e, nell'urto, le nuvole elettriche

all'interno delle molecole si deformano e gli elettroni si mettono ad oscillare fino a ritornare nelle loro posizioni di equilibrio.

Ma una carica elettrica che oscilla emette onde elettromagnetiche che trasportano energia elettromagnetica. Ovviamente l'intensità degli urti è tanto maggiore quanto maggiore è l'agitazione termica e, quindi, quanto maggiore è la temperatura del corpo. Se un corpo si trova ad una temperatura  $T_1$  ed un altro si trova a temperatura  $T_2$  ( $T_2 < T_1$ )

ne risulta un flusso di energia dal corpo più caldo che tende a raffreddarsi verso quello più freddo che si riscalda.

Il parametro fondamentale che descrive l'irraggiamento di un corpo è il **POTERE EMISSIVO** che è definito come la potenza emessa dal corpo per unità di superficie

$$E = \frac{P}{A} \quad (27)$$

Sperimentalmente (e teoricamente) si trova la **LEGGE DI STEFAN-BOLTZMANN**

$$E = \sigma e T^4 \quad (28)$$

dove  $T$  = temperatura assoluta,

$e$  = emissività del corpo e varia fra 0 e 1 da corpo a corpo

$\sigma$  = COSTANTE UNIVERSALE DI STEFAN-BOLTZMANN

$$\sigma = 5.67 \times 10^{-8} \text{ J/m}^2 \text{ s K}^4 \quad (29)$$

Si noti che, mentre i processi di conduzione e di convezione necessitano la presenza di un mezzo in cui avviene il trasporto di calore, i processi di irraggiamento avvengono anche nel vuoto.

La legge (28) ci fa capire che i processi di irraggiamento diventano particolarmente importanti quando le temperature dei corpi sono molto alte. In effetti, tutti sanno che un metallo riscaldato fino a temperature prossime alla fusione diventa luminoso. Questo è, ad esempio, applicato nella costruzione di lampadine a filamento. Il sole, la cui superficie si trova a temperature dell'ordine di 6000 K è una notevole sorgente di irraggiamento.