

# LEZIONE 3.4 ENTROPIA E RENDIMENTO

(# 12)

→ Calcolo di  $\Delta S_U$  per una trasformazione ciclica; due metodi:

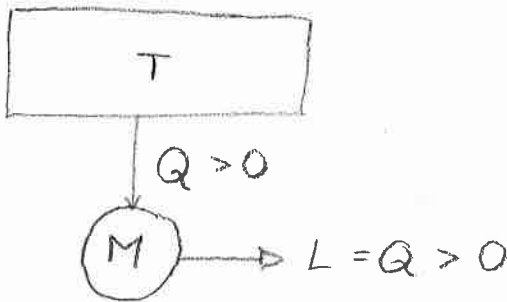
I) Considero i contributi a  $\Delta S_U$  delle sole trasformazioni irreversibili (per quelle reversibili:  $\Delta S_U = 0$ ). Per ogni trasf. irreversibile

$$\Delta S_U^{IRR} = \Delta S^{IRR} + \Delta S_{amb}^{IRR}$$

II) Considero solo  $\Delta S_{amb}$ , ma su tutte le trasformazioni, sfruttando il fatto che  $\Delta S = 0$  su tutto il ciclo. Questo metodo è molto conveniente se l'ambiente è fatto da serbatoi, per ciascuno dei quali  $\Delta S_{serb} = \frac{Q_{serb}}{T}$  e quindi  $\Delta S_U = \Delta S_{amb}$

→ Dimostrazione: PRINCIPIO AUMENTO ENTROPIA  $\Rightarrow$  II PTD (KELVIN-PLANCK)

Per assurdo, dimostriamo che se esistesse una macchina monoterma con  $L > 0$  allora  $\Delta S_U < 0$ .



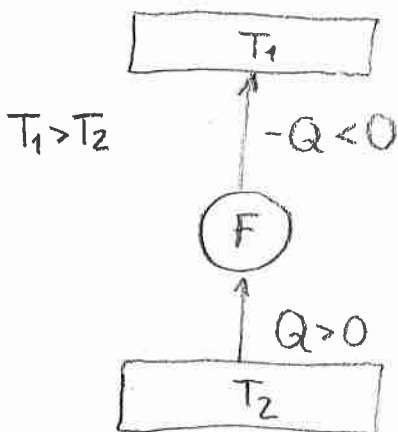
M è ciclica  $\Rightarrow \Delta S = 0$

$$\Delta S_U = \Delta S_{amb} = -\frac{Q^{>0}}{T_{>0}} < 0$$

perché Q esce dal termostato

→ Dimostrazione: PRINCIPIO AUMENTO ENTROPIA  $\Rightarrow$  II PTD (CLAUSIUS)

Per assurdo, dimostriamo che se esistesse una macchina frigorifera con  $L = 0$  allora  $\Delta S_U < 0$



F è ciclica, quindi  $\Delta S = 0$

$$\begin{aligned} \Delta S_U = \Delta S_{amb} &= \Delta S_1 + \Delta S_2 \\ &= \frac{Q}{T_1} - \frac{Q}{T_2} \\ &= Q^{>0} \left( \frac{1}{T_1} - \frac{1}{T_2} \right)^{<0} < 0 \end{aligned}$$

### → 3.4.1 Rendimento di una macchina tecnica ed Entropia

Prendiamo una macchina tecnica qualsiasi; ad ogni ciclo

$$\Delta S = 0 \text{ e quindi:}$$

$$\Delta S_U = \Delta S_{amb}$$

$$= \Delta S_1 + \Delta S_2$$

$$= -\frac{Q}{T_1} - \frac{(L-Q)}{T_2}$$

$$= \frac{Q-L}{T_2} - \frac{Q}{T_1}$$

$$\Delta S_U = Q \left( \frac{1}{T_2} - \frac{1}{T_1} \right) - \frac{L}{T_2}$$

$$L = Q \left( 1 - \frac{T_2}{T_1} \right) - T_2 \Delta S_U$$

Da cui si ha:

Ed infine:

$$\eta = \frac{L}{Q} = \underbrace{\left( 1 - \frac{T_2}{T_1} \right)}_{\text{"EFFETTO CARNOT"}} - \underbrace{\frac{T_2}{Q} \Delta S_U}_{\text{"EFFETTO CLAUDIUS"}}$$

Se M è reversibile,  $\Delta S_U = 0$  e si ritrova:

$$\eta = 1 - \frac{T_2}{T_1} = \eta_c$$

### → 3.4.2 Traccia di una trasformazione termodinamica

Per una macchina ciclica qualsiasi  $\Delta S = 0$

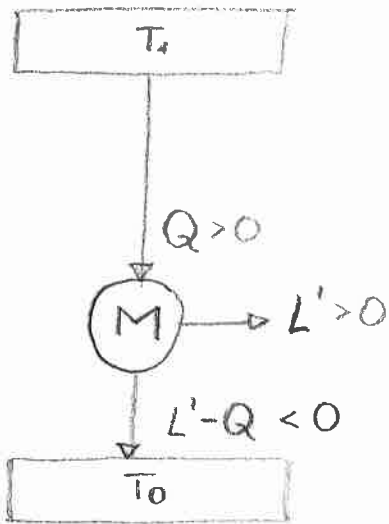
Ma se è irreversibile  $\Delta S_U = \Delta S_{amb} > 0$

⇒ la macchina lascia una traccia nell'ambiente  
(e nell'universo)

⇒ questa traccia si può vedere anche come energia  
degradata, ovvero non più disponibile per compiere lavoro.

Esempio: abbiamo 3 serbatoi, rispettivamente a  $T_1, T_2, T_0$   
con  $T_1 > T_2 > T_0$

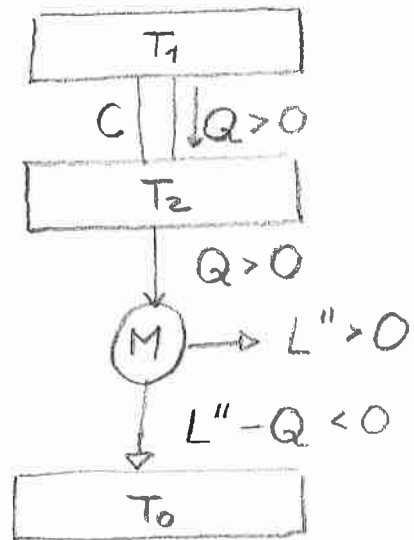
Caso I: M tra 1 e 0



$L'_{\max}$  se M di Carnot:

$$L'_{\max} = Q \left( 1 - \frac{T_0}{T_1} \right)$$

Caso II: C tra 1 e 2 + M tra 2 e 0



$L''_{\max}$  se M di Carnot:

$$L''_{\max} = Q \left( 1 - \frac{T_0}{T_2} \right) < L'_{\max}$$

Valutiamo  $\Delta L = L'_{\max} - L''_{\max} = Q \left( \frac{T_0}{T_2} - \frac{T_0}{T_1} \right) = T_0 \Delta S_u > 0$

dove  $\Delta S_u = Q \left( \frac{1}{T_2} - \frac{1}{T_1} \right)$  corrisponde al passaggio irreversibile di Q da  $T_1$  a  $T_2$

Il risultato è generale: se c'è un processo irreversibile ( $\Delta S_u > 0$ ) si perde la possibilità di fare  $\Delta L = T_0 \Delta S_u$  con  $T_0$  temperatura del serbatoio più freddo tra quelli disponibili.

Altro esempio:

nell'espansione adiabatica libera  $i \rightarrow f$  (vedi pag. 54) <sup>IRREVERSIBILE</sup>

$$L = 0$$

$$\Delta S_u = \Delta S = nR \ln \frac{V_f}{V_i}$$

ma si sarebbe potuto portare il gas da i ad f con una isoterma reversibile mettendo il sistema a contatto con un serbatoio a  $T = T_i = T_f$ . Si sarebbe ottenuto:

$$L_R = nRT \ln \frac{V_f}{V_i}, \text{ ovvero } \text{con l'espansione libera} \text{ si è persa la possibilità di fare}$$

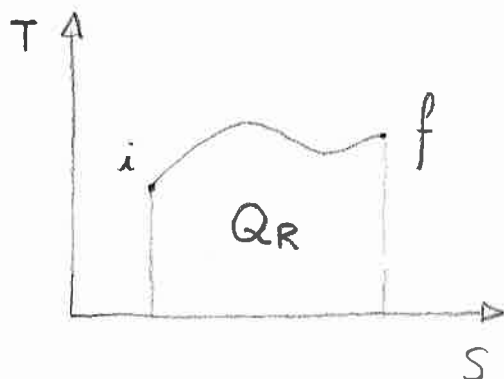
$$\Delta L = L_R - \underset{=0}{L} = nRT \ln \frac{V_f}{V_i} = T \Delta S_u$$

## LEZIONE 3.5 ENTROPIA DEI SISTEMI IDROSTATICI

### → 3.5.1 Piano [S, T]

$$dS = \frac{(\delta Q)_R}{T} \Rightarrow (\delta Q)_R = T dS \Rightarrow Q_R = \int_R^f T dS$$

Ovvero  $Q_R$  è l'integrale sotto la curva che rappresenta  $T$  in un piano  $[S, T]$ .



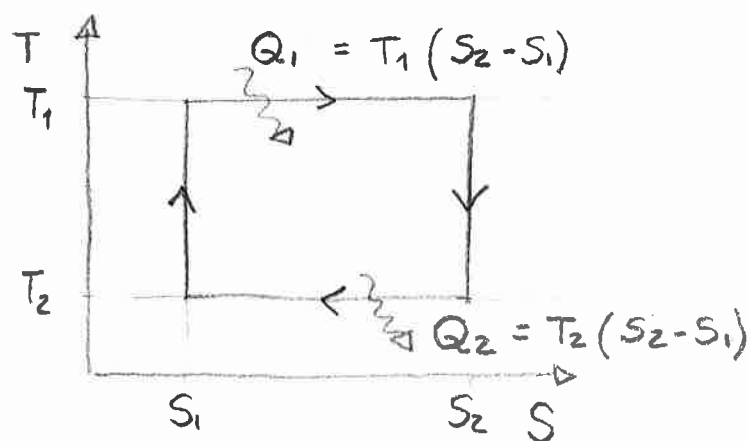
Il piano  $[S, T]$  è vantaggioso per rappresentare:

isoterme  $\Leftrightarrow T$  costante

adiabatiche reversibili  $\Leftrightarrow S$  costante (isentrope)

$$(\delta Q)_R = 0 \Leftrightarrow dS = 0$$

Ad esempio il Ciclo di Carnot si rappresenta:



$$Q = Q_1 + Q_2 = (S_2 - S_1)(T_1 - T_2) = L$$

$$\eta = \frac{L}{Q_1} = \frac{(S_2 - S_1)(T_1 - T_2)}{T_1(S_2 - S_1)} = 1 - \frac{T_2}{T_1}$$

Al contrario, isobare ed isocore non hanno una rappresentazione semplice. Per isobare ed isocore reversibili:

si ha:

$$C_v = \frac{1}{n} \left( \frac{(\delta Q)_R}{dT} \right)_v = \frac{T}{n} \left( \frac{dS}{dT} \right)_v \Rightarrow dS = C_v \frac{dT}{T} \quad \text{ISOCORA REV}$$

$$C_p = \frac{1}{n} \left( \frac{(\delta Q)_R}{dT} \right)_p = \frac{T}{n} \left( \frac{dS}{dT} \right)_p \Rightarrow dS = C_p \frac{dT}{T} \quad \text{ISOBARA REV}$$

Poiché  $C_p > C_v$  le isocore saranno più "ripide" delle isobare:

