

### 3. Segon principi i entropia

#### 1. Definicions

- **Motor:** sistema que rep calor retornant treball (sempre es perd calor).
- **Procés cíclic:** procés en el qual l'estat final i l'inicial és el mateix:  $\Delta U = 0 \Rightarrow W = -Q$
- **Font tèrmica:** sistema termodinàmic tancat amb parets diatermanes, rígides i impermeables que experimenta processos reversibles:  $dU = \delta Q = c dT$ 
  - ♦ **Bany:** font que no canvia d'estat  $c \rightarrow \infty$
- **Cicle de Carnot:** Cicle format per dues adiabàtiques que connecten dues isotermes.
- **Rendiment del motor:** quocient entre el treball realitzat i el calor absorbit  $\eta = -\frac{W}{Q_{\text{abs.}}}$ 
  - ♦ **Rendiment del motor de Carnot:**  $\eta = 1 + \frac{Q_1}{Q_2} = 1 - \frac{T_1}{T_2} \leq 1$
- **Altres cicles:**
  - ♦ **Cicle Stirling:** dues isotermes i dues isocores.
  - ♦ **Cicle d'Otto:** dues adiabàtiques tancades per dues isòcores.
  - ♦ **Diesel:** Dues adiabàtiques tancades per una isòbara (pressions altes) i una isòcora
  - ♦ **Rankine:** trapezoide al voltant dels canvis de fase.
- **Refrigeradors:** màquina tèrmica que rep treball i absorbeix calor d'una font calenta, passant calor a una font freda ( $Q_1$ ). Eficiència:  $\nu = \frac{Q_1}{W} \in (0, \infty)$
- **Bombes de calor:** passar calor d'una font freda ( $Q_1$ ) passant-lo a una font calenta ( $Q_2$ ) rebent treball ( $W$ ). Eficiència:  $\nu^b = -\frac{Q_2}{W} = \eta^{-1} \in (1, \infty)$

#### 2. Segon principi

- **Enunciats de Kelvin–Planck:** « *No és possible un procés cíclic l'únic resultat del qual sigui l'absorció de calor d'una font i la seva conversió en treball* »
- **Enunciats de Clausius–Poincaré:** « *És impossible construir una màquina cíclica l'únic resultat de la qual sigui passar calor d'una font freda a una de calenta* »
- **Processos adiabàtics impossibles:**
  - ♦ Només poden ocórrer en una direcció.
  - ♦ L'accessibilitat adiabàtica fa una ordenació dels estats d'equilibri i estableix una fletxa de temps (direcció en que avança el temps).
- **Teorema de Carnot:** per tot cicle de Carnot  $\left(-\frac{Q_1}{Q_2}\right) = f(\theta_1, \theta_2) = \frac{F(\theta_1)}{F(\theta_2)} = \frac{T_1}{T_2}$
- **Escala absoluta de temperatures:** respecte el punt triple,  $T = 273.16 \left(-\frac{Q}{Q_{P3}}\right)^\circ \text{K}$

- **Per un cicle de carnot amb n fonts:** es compleix  $\forall n \quad \sum_i^n \frac{Q_i}{T_i} = 0$
- **Teorema de Clausius:** Per tota màquina que intercanvia calor amb N fonts:  $\sum_i^N \frac{Q_i}{T_i} \geq 0 (= \text{rev})$ 
  - ♦ **Cota de rendiment:** el rendiment sempre és igual o menor al rendiment d'una màquina de carnot que treballa entre la font més freda i la més calenta.
  - ♦ **Teorema de Clausius continu:** infinites fonts:  $\oint \frac{\delta Q^{\text{rev}}}{T} \leq 0 (= \text{rev})$
- **Entropia:** a partir del teorema de Clausius  $dS = \frac{\delta Q^{\text{rev}}}{T}$ 
  - ♦ **Principi d'augment de l'entropia:**  $\int_1^2 \frac{\delta Q}{T} \leq \int_1^2 \frac{\delta Q^{\text{rev}}}{T} = S(2) - S(1) (= \text{rev})$
  - ♦ **Estats microscòpics compatibles:**  $S_A = k_B \ln(\Omega_A)$   $k_B = 1.38 \cdot 10^{-23} \text{ J/K}$

### 3. Entropia del gas ideal

- **Desigualtat termodinàmica fonamental:**  $T_{\text{ext}} \Delta S \geq \Delta U + p_{\text{ext}} \Delta V$ 
  - ♦ **Reversible:**  $T dS = dU + p dV$
  - ♦ **En el cas general:**  $T dS = dU - y dX$
- **Gas ideal:**
  - ♦  $\Delta S = n c_v \ln \frac{T}{T_0} + n R \ln \frac{V}{V_0}$
  - ♦  $\Delta S = n c_p \ln \frac{T}{T_0} - n R \ln \frac{P}{P_0}$
  - ♦  $\Delta S = n c_v \ln \frac{P}{P_0} + n c_p \ln \frac{V}{V_0}$
- **Entropia en els banys:** fixant els signes al bany tenim  $\Delta S = \frac{Q_{\text{bany}}}{T}$
- **Barreja ideal de gasos ideals:**
  - ♦ **Pressió parcial:**  $p_i = \frac{n_i}{n} P = n_i \frac{RT}{V}$
  - ♦ **Entropia de la barreja:**  $\Delta S = \sum_k^N S_k = -R \sum_k^N n_k \ln \frac{n_k}{n} > 0$
- **Contacte tèrmic entre cossos a diferents temperatures:**
  - ♦  $\Delta S = C \left( \ln \frac{T'}{T_1} + \ln \frac{T'}{T_2} \right) = C \ln \frac{(T_1 + T_2)^2}{4 T_1 \cdot T_2}$ , si  $C = \text{cte}$ ;  $T' = \frac{T_1 + T_2}{2}$
- **1a equació TdS:**  $TdS = c_v dT + T \frac{\partial p}{\partial T} dV$

- **1a equació de l'energia:**  $\left(\frac{\partial U}{\partial V}\right)_T = T \cdot \left(\frac{\partial p}{\partial T}\right)_V - p$

- **Gas de Van der Waals ( $C_v = \text{cte}$ )**

- ♦  $U = C_v T - \frac{a}{V} + K$

- ♦  $S - S_0 = n c_v \ln \frac{T}{T_0} + n R \ln \frac{V - b}{V_0 - b} = n c_v \ln \frac{P + \frac{a}{V^2}}{P_0 + \frac{a}{V_0^2}} + n (c_v + R) \ln \frac{V - b}{V_0 - b}$