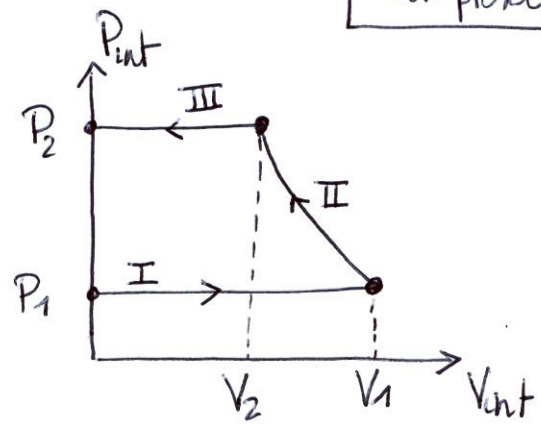


Compresseur Centrifuge



l'étape II correspond à la compression adiabatique réversible d'une quantité donnée de GP:

$$PV^\gamma = C^{ste}$$

$$\text{ou } P^{1-\gamma} T^\gamma = C^{ste} = \frac{T^\gamma}{P^{\gamma-1}}$$

donc $T_2 = T_1 \left(\frac{P_2}{P_1}\right)^{\frac{\gamma-1}{\gamma}}$

- ▣ $W_I = 0$ $Q_I = 0$ $\Delta S_I = 0$ (idem pour étape III)
- $Q_{II} = 0$ $\Delta S_{II} = 0$ $W_{II} = -\int P dV$ avec $PV^\gamma = C^{ste} = P_1 V_1^\gamma = P_2 V_2^\gamma$
- donc $W_{II} = -C^{ste} \int_{V_1}^{V_2} \frac{dV}{V^\gamma} = \frac{C^{ste}}{\gamma-1} \left[\frac{1}{V^{\gamma-1}} \right]_{V_1}^{V_2} = \frac{1}{\gamma-1} \left(\frac{P_2 V_2^\gamma}{V_2^{\gamma-1}} - \frac{P_1 V_1^\gamma}{V_1^{\gamma-1}} \right)$
- $= \frac{nR}{\gamma-1} (T_2 - T_1) = C_v \Delta T = \Delta U$
- normal puisque $Q_{II} = 0!$
- ▣ $W_{\text{sp}}^I = -P_1 V_1$ $W_{\text{sp}}^{III} = P_2 V_2$

$W_{\text{sp}}^{II} = W_{II}$ donc $W_{\text{sp}} = (U_2 + P_2 V_2) - (U_1 + P_1 V_1) = \Delta H$ de la masse aspirée entre les 2 réservoirs. Ce résultat serait valable pour un gaz non parfait également = il repose seulement sur $W_{\text{sp}}^{II} = \Delta U$ qui est tjrs vrai. Q_{sp} pour un gaz réel il faudrait ajuster T_2 différemment que pour un GP.

- ▣ si $T_{II} = \alpha T_2$ avec toujours $T_{II} = T_1 \left(\frac{P_2}{P_1}\right)^{\frac{\gamma-1}{\gamma}}$ ($PV^\gamma = C^{ste}$ le long de II)
- on utilise $\Delta S = \frac{nR\gamma}{\gamma-1} \ln \left[\frac{T_2}{T_1} \left(\frac{P_1}{P_2}\right)^{\frac{\gamma-1}{\gamma}} \right] = -\frac{nR\gamma}{\gamma-1} \ln \alpha$
- $\Delta S_{\text{th}} = \frac{Q_{\text{th}}}{T_{\text{th}}} = -\frac{Q_{\text{III}}}{T_2} = -\frac{C_p (T_2 - T_{II})}{T_2} = \frac{nR\gamma}{\gamma-1} (\alpha - 1)$
- $\Delta S_{\text{univ}} = \Delta S + \Delta S_{\text{th}} = \frac{nR\gamma}{\gamma-1} [\alpha - 1 - \ln \alpha] > 0$