

1) 19/9) Transport von Wärmekräfte

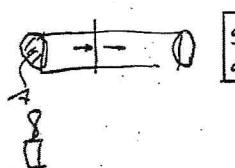
Drei Prozesse:

- a) Wärmeleitung: - Medium erforderlich
- kein Transport von Partikeln

20/1) Der 2. Hauptsatz der Thermodynamik

Wärmekräfte fließen von heißer zu kälteren Körpern, nie gekehrt!

①



$$\frac{dQ}{dt} = -\lambda \cdot A \cdot \frac{\partial T}{\partial x} \quad \text{Wärmeleistungsgl.}$$

$\frac{dQ}{dt}$: Wärmetransport

λ : Wärmeleitfähigkeit des Materials

A: Querschnittsfläche

- b) Konvektion: - Medium erforderlich
- Transport von Partikeln
wegen $\rho = \rho(T)$
Bsp.: warme Luft steigt
nach oben

- c) Wärmestrahlung: - kein Medium erforderlich
- Körper emittiert unendlich viele (elektromagnet.) Wärmestralen, je größer T.
Ablösen: Wärmetransf. im sichtbaren Bereich

2. Hauptsatz der Thermodynamik

(ein Erfahrungssatz, d.h. nicht beweisbar).

Äquivalente Formulierung:

Es gibt keine periodisch arbeitende Maschine, die nicht anderes tut, als einen Reservoir Wärmekräfte zu entziehen und diese in mechanische Arbeit umzuwandeln,

②a)

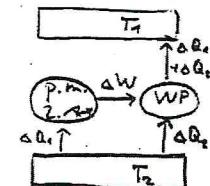
oder anders:

Ein perpetuum mobile 2. Art ist unmöglich.

②b)

Wieso sind ②a) und ②b) in ① äquivalent?

Gibt es eine solche Maschine, könnte sie eine Wärmepumpe antreiben, die Energie ΔQ von T_1 nach T_2 pumpt, was ΔQ wiederabgibt.

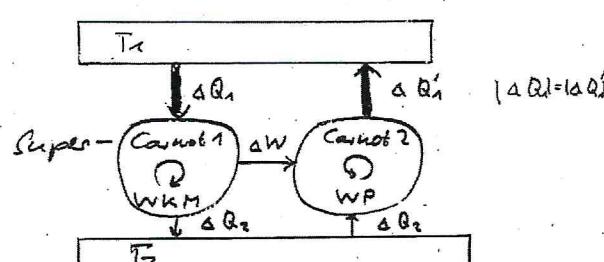


3 Es gilt sogar:

Es gibt keine Wärmekraftsmaschine, die einen höheren Wirkungsgrad hat (ideal) als die Carnot-Maschine.

2.16.

Beweis: 2 ideale Carnot-Maschinen, eine als Wärmekraftsmaschine, eine als Wärmepumpe.



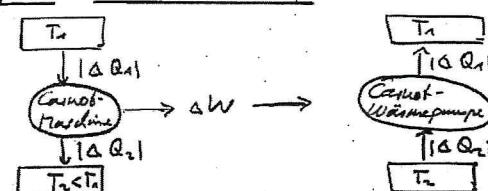
Wegen $\eta_{\text{WKM}} = \frac{1}{T_{\text{WP}}} \ln \frac{T_1}{T_2}$ schenkt sich die Tätigkeit beider Maschinen gerade auf.

Erstellt jetzt Carnot 1 gegen Maschine mit größtem η
⇒ es wird mehr Wärme als oben gespumpt, als davon entzogen wird
⇒ Widerspruch zu Formelzug ①!

20/2) Reversible und irreversible Prozesse

(= umkehrbar) (= unumkehrbar)

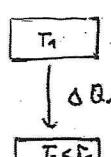
Beispiel: reversible Prozess



Wieso reversible?

Jetzt kann jederzeit ΔW wieder verbraucht werden, um ΔQ2 und ΔQ1 "zurückzuspumpen" mit einer Carnot-Wärmepumpe ohne Energiebedarf etc. von außen.

Beispiel: irreversible Prozess:



Heute Maschinen nie ideal (z.B. Röhrengas) gibt es nur deswegen keine völlig reversiblen Prozesse.

5/0/3) Reduzierte Wärme und Entropie

a) gesucht: ein (quantitative) Maß für die Reversibilität eines Kreisprozesses.

$$\text{Lösung: reduzierte Wärmemenge } \frac{\Delta Q}{T}$$

ΔQ : angekommene Wärmemenge

T: Temp., bei der der Austausch stattfand.

res

$$dS := \frac{dQ_{\text{res}}}{T} \quad \text{bei reversiblen Prozessen!}$$

Entropie S: wird definiert als eine Größe, deren Änderung $\frac{dQ_{\text{res}}}{T}$ abhängt.

Folge: falls $\Delta Q_{\text{res}} = 0$, ist $\Delta S = 0$

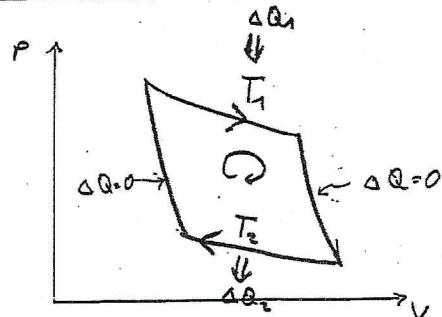


Keine Entropiänderung ΔS bei (rev.) adiabatischen Prozessen:



Adiabaten sind Linien konstanter Entropie, sog. Isentopen (bei rev. Proz.)

6) red. Wärme und Entropie beim Carnot-Prozess [6]



Wir finden:

$$\frac{\Delta Q_1}{\Delta Q_2} = -\frac{T_1}{T_2} \Leftrightarrow \frac{\Delta Q_1}{T_1} + \frac{\Delta Q_2}{T_2} = 0$$



$$\Delta S_c = 0$$

Die Summe aller Entropiänderungen bei 1 Zyklus des Carnot-Prozesses ist Null.

(gilt für alle Umwandlungen).

→ Entropie S ist Zustandsgröße

(hängt nur vom Zustand ab, nicht jetzt vom Weg, auf dem man kommt).

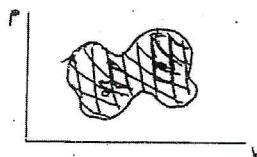
7

c) Entropiänderung bei rev. und irrev. Kreisprozessen

Man findet allgemein:

Bei reversiblen Kreisprozessen ist $\Delta S = 0$

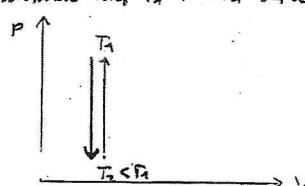
Beweis: jeder ^{rev.} Kreisprozess läuft sich durch Überlagerung (\oplus) vieler (infinitesimal) reversiblen Carnot-Prozesse darstellen.



Ferner gilt:

Bei irreversiblen Kreisprozessen nimmt die Entropie zu, d.h. $\Delta S > 0$

Beispiel: statt Carnot-Prozess nichts isoliertes Abkühlen auf T_2 und anschließend erwärmen auf T_1 : ein ^{irrev.} Kreisprozess



8) Nullpunkt der Entropie und 3. Hauptsatz

Bisher: immer Berechnung von ΔS , nicht von S.

Wo liegt der Nullpunkt von S?

Am absoluten Nullpunkt $T = 0\text{K}$ gilt: $S = 0$ (für reine Stoffe).

3. Hauptsatz der Thermodynamik



$$C_V \rightarrow 0 \quad \text{für } T \rightarrow 0$$



Es ist prinzipiell unmöglich, den absoluten Temperatur-Nullpunkt zu erreichen.

Bei reversiblen Kreisprozessen ist $\Delta S_c = 0$, bei irreversiblen Kreisprozessen nimmt die Entropie zu, d.h. $\Delta S_{\text{irr}} > 0$.

1

$$\Gamma p \cdot V = nR \cdot T \Leftrightarrow p = \frac{nRT}{V}$$

L
d $\Delta = 0$
 $\Leftrightarrow dU = dW$

(1)

$$\cancel{p} C_V dT = -p dV = -\frac{nRT}{V} dV \quad | : T$$

(2)

$$C_V \frac{dT}{T} = -R \cdot \frac{dV}{V} \quad | \int_{T_1}^{T_2}$$

$$C_V \ln \frac{T_2}{T_1} = -R \cdot \ln \frac{V_2}{V_1}$$

$$\ln \left(\frac{T_2}{T_1}\right)^{C_V} = \ln \left(\frac{V_1}{V_2}\right)^{-R}$$

$$\left(\frac{T_2}{T_1}\right)^{C_V} = \left(\frac{V_1}{V_2}\right)^{-R}$$

$$\frac{T_2^{C_V} \cdot V_1^R}{T_1^{C_V} \cdot V_2^R} = 1 \Leftrightarrow T_2^{C_V} \cdot V_2^R$$

Polytropen-Gleichungen

oder

Adiabaten-Gleichungen

$$\begin{cases} \Rightarrow T^{C_V} \cdot V^R = \text{const} \\ \text{mit } R = C_p - C_V : \\ T^{C_V} \cdot V^{C_p - C_V} = \text{const} \quad | \text{C_V-ter Wurd} \\ T \cdot V^{\frac{C_p - C_V}{C_V}} = T \cdot V^{\frac{R}{C_V}} = \text{const} \\ \boxed{T \cdot V^{R-1} = \text{const}} \Rightarrow \boxed{p \cdot V^R = \text{const}} \end{cases}$$

$$\Rightarrow \boxed{p \cdot V^R = \text{const}}$$

4) polytropische Zustandsänderung

- * Isotherme: ideale Abhängigkeit von Wärmelad mit $T = \text{const.}$

$$\Rightarrow \boxed{p \cdot V^1 = \text{const}}$$

perfektes Wärmeausstausch

- * adiabatisch: keinerlei Wärmeaustausch mit Wärmelad mit $K_{\text{dyn}} > 1$

$$\Rightarrow \boxed{p \cdot V^K = \text{const}}$$

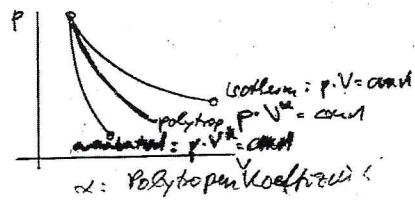
Adiabaten verlaufen im pV -Diagramm steiler als Isothermen (weil $K = \frac{C_p}{C_V} > 1$)

- * polytrop: Zwischenfall (der Realfall):

$$\Rightarrow \boxed{p \cdot V^\alpha = \text{const}}$$

mit $1 < \alpha < K$

(unvollständiger Wärmeaustausch)



3

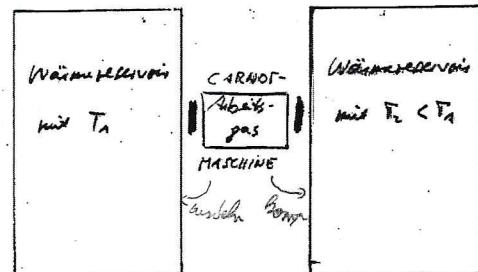
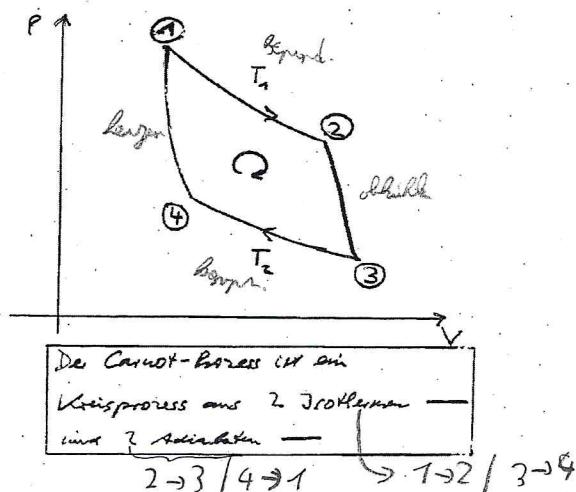
4) Der Carnot'sche Kreisprozess

a) Kreisprozesse

- * Eine abfolge thermodynamische Prozesse, an denen Energie ein System wieder zum Ausgangszustand (gleiche p, V, T wie am Anfang) erhält, heißt Kreisprozess.

- * Kann ein Kreisprozess in beiden Richtungen verlaufen, so heißt er reversibel.

b) Ablauf des Carnot-Prozesses



Wärmetauschafer sind reiche Wärmespeicher mit ("fast") unendlicher Wärmekapazität und gleichbleibender Temperatur.

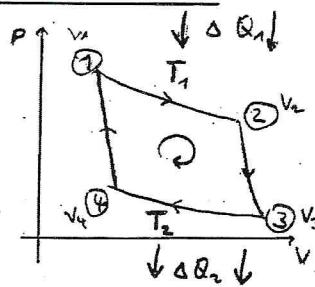
Man macht beim Carnot-Prozess folgendes:

- 1 → 2: Isotherme Expansion der idealen Arbeitsflüssigkeit an Wärmetauscher T_H

- 3 → 4: Isotherme Kompression der idealen Arbeitsflüssigkeit an Wärmetauscher T_C

- 2 → 3: Adiabatische Expansion bzw. Kompression, d.h. $Q = 0$, d.h. Abhängig von beiden Wärmetauschafern, nicht Wärmeaustausch.

c) Die 4 Teilstufen des Carnot-Prozesses



① → ② Isotherme Expansion bei T_1

$$T = \text{const} \Rightarrow \Delta U = 0$$

$$\Delta Q_1 = -\Delta W_{12} = \int_{V_1}^{V_2} p dV = nR T_1 \ln \frac{V_2}{V_1} > 0$$

Das bei T_1 zugeführte ΔQ_1 wird vollständig wieder in Form von mechan. Arbeit abgegeben.

② → ③ Adiabatische Expansion von V_2 auf V_3

$$\Delta Q = 0$$

$$\Delta W_{23} = \Delta U = U(T_2) - U(T_3) < 0$$

Die hierin Expansionen wird durch "abgezogene"/verrichtete Arbeit auf Kosten der inneren Energie des Systems → Abkühlung auf T_3 .

③ → ④ Isotherme Kompression bei T_2

$$T = \text{const} \Rightarrow \Delta U = 0$$

$$\Delta Q_2 = -\Delta W_{34} = \int_{V_3}^{V_4} p dV = nR T_2 \ln \frac{V_4}{V_3} < 0$$

Da hier die isotherm. Kompression am System verrichtete mechan. Arbeit fließt vollständig in das Reibungsverluste ab.

④ → ① Adiabatische Kompression von V_4 auf V_1

$$\Delta Q = 0$$

$$\Delta W_{41} = \Delta U = U(T_4) - U(T_1) > 0$$

$$\text{Bedeutet: } \Delta W_{41} + \Delta W_{32} = 0$$

Adiabatische Kompression erwärmt das Arbeitsgas von T_4 auf T_1 .

Für die beiden Adiabaten gilt Rezipro:

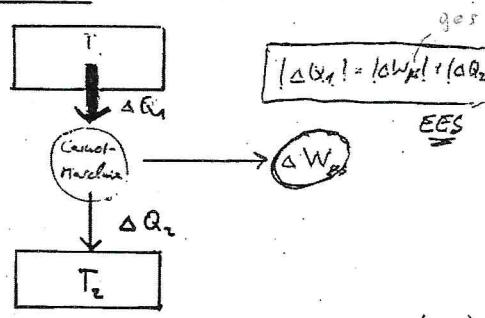
$$③ \rightarrow ① \quad T_1 V_2^{k-1} = T_2 V_3^k \quad (\text{*}) \quad \text{"rezip. Adiabat."}$$

$$④ \rightarrow ② \quad T_2 V_1^{k-1} = T_1 V_4^k \quad (\text{**}) \quad \text{"rezip. Adiabat."}$$

$$(\text{*}) : (\text{**}) \quad \left| \frac{V_2}{V_1} = \frac{V_3}{V_4} \right. \quad \text{Ein Carnot-Zyklus}$$

5) Energiebilanz und Wirkungsgrad des Carnot-Maschinen

a) Energiebilanz



$$\Delta Q_1 = nR T_1 \ln \frac{V_2}{V_1} \quad (\text{KKKK})$$

$$\Delta Q_2 = nR T_2 \ln \frac{V_1}{V_2} = -nR T_2 \ln \frac{V_2}{V_1} \quad (\text{KKKK})$$

$$\Delta W_{\text{out}} = \Delta W_{12} + \Delta W_{34} + \Delta W_{21} + \Delta W_{43}$$

$$= -nR T_1 \ln \frac{V_2}{V_1} - nR T_2 \ln \frac{V_1}{V_2}$$

$$= \dots + nR T_2 \ln \frac{V_3}{V_4} \quad (\text{KKKK})$$

$$= \dots + nR T_2 \ln \frac{V_3}{V_4}$$

$$\Delta W_{\text{out}} = -nR (T_1 - T_2) \ln \frac{V_1}{V_2} < 0$$

ob. Arbeit wird vom System nach außen abgegeben: pro Kontakt: ΔW_{out}

b) Wirkungsgrad

Ziel einer Wärmekraftmaschine:
Umwandlung von Wärmeenergie
in mechanische Arbeit.

Dies gelingt allerdings nur bis zu
noch so idealen - reibungslosen Laufenden -
Carnot-Maschine nie zu 100%.

Carnot-Wirkungsgrad η einer Wärmekraftmaschine:

$$\eta = \frac{\text{pro Zyklus vom System verrichtete Arbeit} / \Delta W_{\text{out}}}{\text{pro Zyklus dem warmen Res. entnommene} / \Delta Q_1}$$

$$\eta = \frac{|\Delta W_{\text{out}}|}{|\Delta Q_1|}$$

für Carnot-Zyklus

$$\eta_{\text{max}} = \frac{nR (T_1 - T_2) \ln \frac{V_1}{V_2}}{nR T_1 \ln \frac{V_2}{V_1}}$$

$$\eta_{\text{max}} = \frac{T_1 - T_2}{T_1} = 1 - \frac{T_2}{T_1} < 1$$

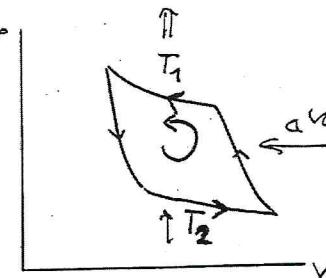
welt-ideale Maschine, Reibung etc. $\Rightarrow \eta < \eta_{\text{max}}$

9

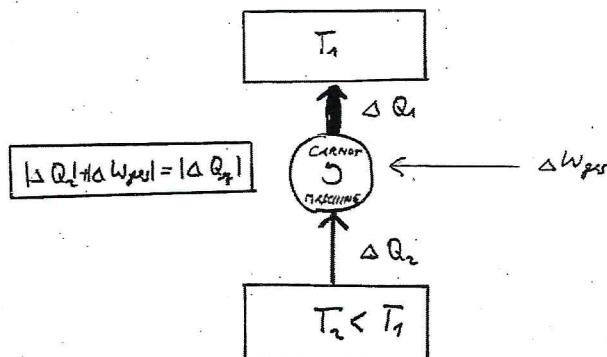
6) Die rückwärts laufende Carnot-Maschine

a) Energibalanz

Kompression bei
hohen Temp.,
Expansion bei
tiefen Temp.;



All Energy weder Vorrichten:



Unter Verlusten von nutz. Arbeit wird Wärmeenergi. ΔQ2 aus dem kaltenen Reservoir abgezogen und in das warme Res. gepumpt.

7) Verwendung als "Kühlschrank", sogen. Kältemaschine

Nutzen: wirk. Res. wird ΔQ2 entzogen.

Wirkgrad als Kältemaschine

$$\eta_K = \frac{|\Delta Q_2|}{|\Delta W_{\text{ges}}|} = \frac{nRT_2 \ln \frac{V_2}{V_1}}{nR(T_1 - T_2) \ln \frac{V_2}{V_1}} = \frac{T_2}{T_1 - T_2}$$

$$\eta_K = \frac{T_2}{T_1 - T_2}$$

η_K groß, falls $(T_1 - T_2)$ klein (d.h.).

c) Verwendung als Wärmezpumpe

Nutzen: Energienfloss an das Wärmeres.

Wirkgrad als Wärmezpumpe:

$$\eta_W = \frac{|\Delta Q_1|}{|\Delta W_{\text{ges}}|} = \frac{nRT_1 \ln \frac{V_2}{V_1}}{nR(T_1 - T_2) \ln \frac{V_2}{V_1}} = \frac{T_1}{T_1 - T_2}$$

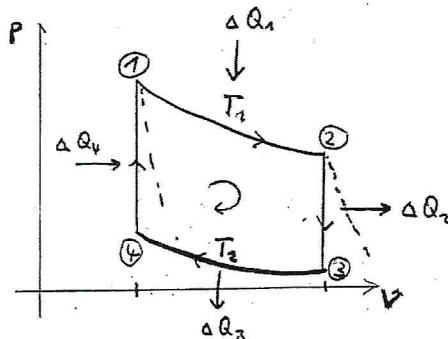
$$\eta_W = \frac{T_1}{T_1 - T_2} = \frac{1}{1 - \frac{T_2}{T_1}} \geq 1 \quad (!)$$

* Vorteil der Wärmezpumpe im Vgl. zu dieb. Verbrauchsatz.

* η_W ist $\frac{1}{\eta_K}$ (Volumen von η_K des Wärmezpumpenmaschine)

11

7) Stirling-Prozess und Heißluftmotor



Stirling-Prozess: Kreisprozess aus zwei Isothermen und zwei Isokremen.

Im Gegensatz zum Carnot-Prozess treten noch ΔQ2 und ΔQ4 auf

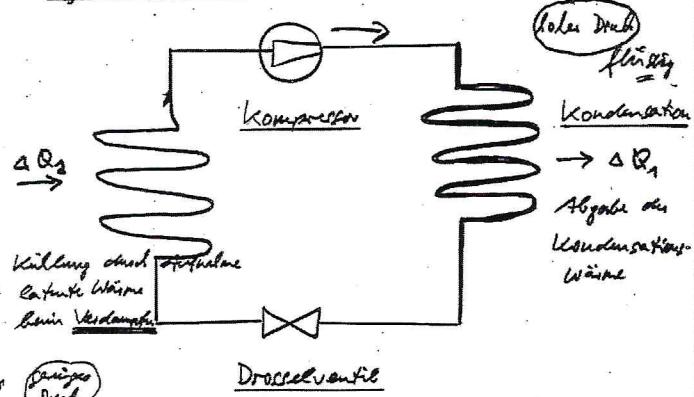
$$\text{mit } \Delta Q_2 = -\Delta Q_4 = nC_V \cdot (T_2 - T_1)$$

Falls ΔQ2 nicht ~~ausreichend~~ ausreichend groß ist und als ΔQ4 wieder eingesetzt wird, hat Stirling-Maschine geringeren Wirkgrad als die Carnot-Maschine.

Technische Realisierung mit (Fahrwerk)
Zwischenkopplung von ΔQ2: Heißluftmotor. (ist kein Verbrennungsmotor)

8) Technische Kühlräume und "Wärmezpumpe"

12



* Verdampfung und Kompression

* Verdampfung und Entspannung beim Drosselventil

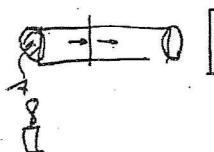
3 Möglichkeiten für Kältemaschine

- 1) Linde-Verfahren → flüssige Luft
- 2) Wärmezpumpe
- 3) Kühlraum → Latente Wärmeab.

[13] 9) Transport von Wärmelnergie

Drei Prozesse:

- a) Wärmefluss:
 - Medium erforderlich
 - kein Transport von Partikel



$$\frac{dQ}{dt} = -\lambda \cdot A \cdot \frac{\partial T}{\partial x} \quad \text{Wärmeflussgleichung}$$

$\frac{dQ}{dt}$: Wärmestrom

λ : Wärmeleitfähigkeit des Materials

A : Querschnittsfläche

b) Konvektion:

- Medium erforderlich
 - Transport von Partikel
 wegen $\dot{s} = \dot{s}(T)$

Beispiel: warme Luft steigt nach oben

c) Wärmestrahlung:

- kein Medium erforderlich
 - Körper emittiert und absorbiert (elektromagnet.) Wärmestrahlung, je größer T .

[Gesetz: Wärmestr. proportional zu T^4]

20/ 3) Reduzierte Wärme und Entropie

[14]

- a) gesucht: ein (quantitative) Nachweis für die Reversibilität eines Kreisprozesses.

Lösung:

$$\text{reduzierte Wärmemenge } \frac{dQ}{T}$$

dQ : angekommene Wärmemenge

T : Temp., bei der der Zustand stattfindet.

$$dS := \frac{dQ}{T}$$

bei reversiblen Prozessen !!

Entropie S : wird definiert als eine Größe, durch Änderung $\frac{dQ_{rev}}{T}$

Folge: falls $\Delta Q_{rev} = 0$, ist $\Delta S = 0$



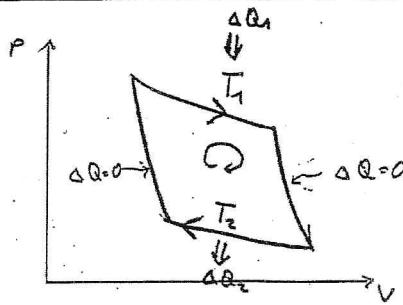
keine Entropiänderung ΔS bei (rev.) adiabatischen Prozessen:



Adiabaten und Linsen konstante Entropie, sogen. Tsentropie (bei rev. Proz.)

[15]

b) red. Wärme und Entropie beim Carnot-Prozess



Wir fanden:

$$\frac{\Delta Q_1}{\Delta Q_2} = -\frac{T_1}{T_2} \Leftrightarrow \frac{\Delta Q_1}{T_1} + \frac{\Delta Q_2}{T_2} = 0$$

$$\Leftrightarrow \Delta S_c = 0$$

Die Summe aller Entropiänderungen bei 1 Zyklus des Carnot-Prozesses ist Null.

(gilt für beide Umlaufrichtungen).

⇒ Entropie ist Zustandsgröße

(hängt nur vom Zustand ab, nicht jedoch vom Weg, auf dem dieser erreicht wurde).

4) Nullpunkt der Entropie und 3. Hauptsatz

[16]

Bis jetzt: keine Bedeutung von ΔS , nicht von S .

Wo liegt der Nullpunkt von S ?

Zum absoluten Nullpunkt $T = 0K$ gilt: $S = 0$ (für reine Stoffe).

3. Hauptsatz der Thermodynamik



$$C_V \rightarrow 0 \quad \text{für } T \rightarrow 0$$



Es ist prinzipiell unmöglich, den absoluten Temperatur-Nullpunkt zu erreichen.

Bei reversiblen Kreisprozessen ist $\Delta S_c = 0$, bei irreversiblen Kreisprozessen nimmt die Entropie zu, d.h. $\Delta S_{irr} > 0$.