4.6 Hauptsätze der Thermodynamik

4.6.1 Erster Hauptsatz: Energieerhaltungssatz

In einem abgeschlossenen System bleibt der gesamte Energievorrat, also die Summe aus Wärmeenergie, mechanischer Energie und anderer Energie stets konstant.

- oder -

Es existiert kein perpetuum mobile 1. Art. (Maschine die Arbeit verrichtet ohne Energie von außen aufzunehmen).

Innere Energie U: Kalorische Zustandsgröße, die den Energieinhalt als Funktion von p, V, T beschreibt.

$$dU = dQ + dW (4.41)$$

dQ: Wärme,

dW: Arbeit; positives Vorzeichen: zugeführte Wärme bzw. Arbeit.

Ausdehnungsarbeit (ideales Gas):

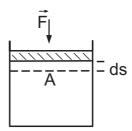


Abbildung 4.2: Kraft auf Fläche A, Ausdehnung um ds.

$$W = -\int_{s_1}^{s_2} F \, \mathrm{d}s \tag{4.42}$$

$$= -\int_{s_1}^{s_2} pA \mathrm{d}s \tag{4.43}$$

$$= -\int_{s_1}^{s_2} p \mathrm{d}V \tag{4.44}$$

$$\Rightarrow dU = dQ - pdV$$
 innere Energie (4.45)

Ersetzen von dQ durch Wärmekapazität:

$$c = \frac{1}{n} \frac{\mathrm{d}Q}{\mathrm{d}T} = \frac{1}{n} \left(\frac{\mathrm{d}U}{\mathrm{d}T} + p \frac{\mathrm{d}V}{\mathrm{d}T} \right) \tag{4.46}$$

Spezifische Wärme bei konstantem Volumen:

$$\Rightarrow c_V = \frac{1}{n} \left(\frac{\mathrm{d}Q}{\mathrm{d}T} \right)_{V = \text{const.}} = \frac{1}{n} \frac{\mathrm{d}U}{\mathrm{d}T}$$
 (4.47)

$$\Rightarrow dU = nc_V dT \tag{4.48}$$

$$\Rightarrow dQ = nc_V dT + pdV \tag{4.49}$$

Zugeführte Wärme dient der Erhöhung der Temperatur oder der Volumenvergrößerung.

$$c_p = \frac{1}{n} \left(\frac{\mathrm{d}Q}{\mathrm{d}T} \right)_{p=\text{const.}} = \frac{1}{n} \left(\frac{\mathrm{d}U}{\mathrm{d}T} + p \frac{\mathrm{d}V}{\mathrm{d}T} \right)_{p=\text{const.}}$$
(4.50)

Mit $pV=nRT\to p\mathrm{d}V=nR\mathrm{d}T$ folgt für die spezifische Wärmekapazität bei konstantem Druck:

$$c_p = \frac{1}{n} \left(\frac{\mathrm{d}U}{\mathrm{d}T} + nR \right) = c_V + R \tag{4.51}$$

4.6.2 Spezielle Zustandsänderungen idealer Gase:

isotherm: T = const.

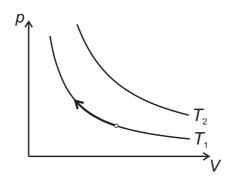


Abbildung 4.3: Isotherme Zustandsänderung.

Arbeit:

$$pV = nRT = \text{const.} (4.52)$$

$$W_{12} = -\int_{V_1}^{V_2} p(V) dV \tag{4.53}$$

$$\Leftrightarrow W_{12} = -\int_{V_1}^{V_2} \frac{nRT}{V} dV = nRT \ln \frac{V_1}{V_2}$$

$$\tag{4.54}$$

4 Thermodynamik

Wärme:

Keine Änderung der inneren Energie.

$$dU = dQ + dW = 0 \tag{4.55}$$

$$\Rightarrow Q_{12} = -W_{12} \tag{4.56}$$

isobar: p = const.

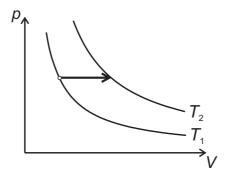


Abbildung 4.4: Isobare Zuständsänderung.

$$\frac{V}{T} = \frac{nR}{p} = \text{const.} \tag{4.57}$$

Arbeit:
$$W_{12} = p(V_1 - V_2)$$
 (4.58)

Wärme:
$$Q_{12} = nC_{mp} (T_2 - T_1)$$
 (4.59)

adiabatisch/isentrop: Q = const.

Vorgang so schnell, daß kein Wärmeaustausch stattfindet.

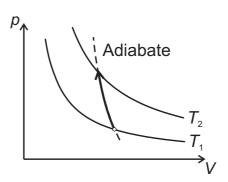


Abbildung 4.5: Adiabatische Zustandsänderung.

$$dU = -pdV = dW (4.60)$$

$$dU = nC_{mV}dT (4.61)$$

mit
$$pV = nRT \Rightarrow dT = \frac{(pdV + Vdp)}{nR}$$
 (4.62)

$$\Rightarrow dU = \frac{C_{mv}}{R} (pdV + Vdp) = -pdV$$
 (4.63)

mit $R = c_p - c_V$ folgt

$$\Rightarrow \frac{c_p}{c_V} \frac{dV}{V} + \frac{dp}{p} = 0 \tag{4.64}$$

Poissonsche Adiabatengleichung:

$$pV^{\kappa} = \text{const.} \tag{4.65}$$

$$TV^{\kappa-1} = \text{const.} \tag{4.66}$$

$$Tp^{\frac{1-\kappa}{\kappa}} = \text{const.} \tag{4.67}$$

mit
$$\kappa = \frac{c_p}{c_v}$$
 Adiabatenexponent (4.68)

Arbeit:

$$W_{12} = \frac{p_1 V_1}{\kappa - 1} \left(\frac{V_1}{V_2}^{\kappa - 1} - 1 \right) \tag{4.69}$$

$$\Leftrightarrow W_{12} = nC_{mV}(T_2 - T_1) \tag{4.70}$$

 Tabelle 4.1: Übersicht der Zustandsänderungen idealer Gase.

Zustands- änderung	Bedingung	p-V- Diagramm	thermische Zustandsgrößen	erster Hauptsatz	Wärme	Volumen- änderungsarbeit
isotherm	dT = 0 $V = const.$	P V	pV=const. Boyle-Mariotte	•	$dQ = -dW$ $Q_{12} = nRT \ln(V_2/V_1)$	±
isochor	dV = 0 $V = const.$	P	$\frac{p}{T} = \text{const.}$ Charles	$dU = dQ$ $U_2 - U_1 = Q_{12}$	$dQ = nC_{mV}dT$ $Q_{12} = nC_{mV}(T_2 - T_1)$ $= mc_p(T_2 - T_1)$	
isobar	dp = 0 $p = const.$	P V		$dU = dQ + dW U_2 - U_1 = Q_{12} + W_{12}$		
isentrop	dS = 0 $dQ = 0$ $S = const.$	P V	$pV^{\kappa} = \text{const.}$ $TV^{\kappa-1} = \text{const.}$ $p^{1-\kappa}T^{\kappa} = \text{const.}$		$dQ = 0$ $Q_{12} = 0$	$dW = nC_{mV}dT$ $W_{12} = nC_{mV}(T_2 - T_1)$ $= \frac{p_2V_2 - p_1V_1}{\kappa - 1}$

4.6.3 Kreisprozesse

Anfangs- und Endzustand des Systems stimmen überein. Die je Umlauf nach außen abgegebene Nutzarbeit entspricht dem Flächeninhalt der vom Prozeß eingeschlossenen Figur im p-V-Diagramm.

$$W = \oint dW = -\oint pdV \tag{4.71}$$

Carnotscher Kreisprozeß (rechtsläufig)

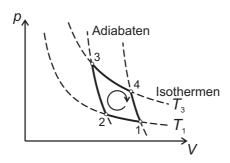


Abbildung 4.6: Carnotscher Kreisprozeß (rechtsläufig).

1 \rightarrow **2:** isotherme Kompression von V_1 nach V_2 bei T_1 .

$$W_{12} = nRT_1 \ln \frac{V_1}{V_2} \text{ zugeführte Arbeit}$$
 (4.72)

$$Q_{12} = -nRT_1 \ln \frac{V_1}{V_2} \text{ abgegebene W\"{a}rme}$$
 (4.73)

 ${f 2}
ightarrow {f 3}$: adiabatische Kompression von V_2 nach V_3 ; Temperatur steigt von T_1 nach T_3 .

$$W_{23} = nC_{mV}(T_3 - T_1) \text{ zugeführte Arbeit}$$
(4.74)

$$Q_{23} = 0$$
 adiabatisch (4.75)

 $\mathbf{3} \rightarrow \mathbf{4}$: isotherme Expansion von V_3 nach V_4 bei T_3

$$W_{34} = -nRT_3 \ln \frac{V_4}{V_3} \text{ abgegebene Arbeit}$$
 (4.76)

$$Q_{34} = nRT_3 \ln \frac{V_4}{V_3} \text{ zugeführte Wärme}$$
 (4.77)

 ${f 4}
ightarrow {f 1}$: adiabatische Expansion von V_4 nach V_1 ; Temperatur fällt von T_3 nach T_1

$$W_{41} = -nC_{mV}(T_3 - T_1) \quad \text{abgegebene Arbeit}$$
 (4.78)

$$Q_{41} = 0$$
 adiabatisch (4.79)

$$\Rightarrow W = \oint dW = W_{12} + W_{23} + W_{34} + W_{41} \tag{4.80}$$

$$\Rightarrow W \stackrel{W_{23}=-W_{41}}{\stackrel{\downarrow}{=}} W_{12} + W_{34} = -nR \left(T_3 \ln \frac{V_4}{V_3} - T_1 \ln \frac{V_1}{V_2} \right)$$
 (4.81)

mit den Adiabatengleichungen:

$$T_3 V_3^{\kappa - 1} = T_1 V_2^{\kappa - 1} \tag{4.82}$$

$$T_3 V_3^{\kappa - 1} = T_1 V_2^{\kappa - 1}$$

$$T_3 V_4^{\kappa - 1} = T_1 V_1^{\kappa - 1}$$
(4.82)
$$(4.83)$$

folgt für die Arbeit insgesamt:

$$W = -nR \ln \frac{V_4}{V_3} (T_3 - T_1) \tag{4.84}$$

Da W negativ ist wird Arbeit nach außen abgegeben.

Thermischer Wirkungsgrad η :

Quotient aus nach außen abgegebener Arbeit und zugeführter Wärme.

$$\eta = \frac{|W|}{Q_{34}} \tag{4.85}$$

mit

$$|W| = Q_{\text{zugef\"{u}hrt}} - |Q_{\text{abgef\"{u}hrt}}| \tag{4.86}$$

$$\Leftrightarrow Q_{12} + Q_{34} + W = 0 (4.87)$$

folgt für den Wirkungsgrad des Carnotschen Kreisprozesses (rechtsläufig):

$$\eta = 1 - \frac{T_1}{T_3} \tag{4.88}$$

Der Wirkungsgrad hängt nur von den Temperaturen der Wärmebäder ab.

Linksläufiger Carnotscher Kreisprozess:

Arbeit wird in Wärme umgesetzt; Wärme wird von kaltem Reservoir in warmes Reervoir überführt.

⇒ Wärmepumpe, Kältemaschine

Leistungszahl ϵ :

$$\epsilon = \frac{Q_{12}}{W} = \frac{T_3}{T_1 - T_3} \tag{4.89}$$

4.6.4 Zweiter Hauptsatz der Thermodynamik

Reversibel/irreversibel:

Ein Vorgang ist irreversibel, wenn er nicht in umgekehrte Richtung ohne Arbeitsverrichtung ablaufen kann. Technische Prozesse sind irreversibel.

⇒ Es gibt keine periodisch arbeitenden Maschinen, die Wärme vollständig in mechanische Arbeit umwandeln.

Der Wirkungsgrad beliebiger Kreisprozesse ist kleiner oder gleich (irreversible bzw. reversible Kreisprozesse) dem Wirkungsgrad des Carnotschen Kreisprozesses.

$$\eta_{\rm irr} < \eta_{\rm rev} = \eta_{\rm Carnot} = \frac{T_1 - T_3}{T_1}$$
(4.90)

allgemein gilt:

$$\eta = 1 + \frac{Q_{12}}{Q_{34}} \le 1 - \frac{T_3}{T_1} \tag{4.91}$$

$$\frac{Q_{12}}{T_1} + \frac{Q_{34}}{T_3} \le 0 (4.92)$$

Kreisprozeß

Reversibel:

$$\sum_{i} \frac{Q_i}{T_i} = 0 \tag{4.93}$$

$$\Rightarrow \oint \underbrace{\frac{\mathrm{d}Q_{\mathrm{rev}}}{T}}_{\mathrm{d}S} = 0 \tag{4.94}$$

Irreversibel:

$$\sum_{i} \frac{Q_i}{T_i} < 0 \tag{4.95}$$

(4.96)

Tabelle 4.2: Technische Kreisprozesse.

	Tabelle 4.2: Technische Kreisprozesse.								
		Prozeß	p–V- Diagramm	Einzel- prozesse	thermischer Wirkungsgrad				
Kolbenmaschinen	Verbrennungsmotoren	Seiliger- Prozeß		2 Isentropen, 2 Isochoren, 1 Isobare	$ \eta_{\text{th}} = 1 - \frac{T_5 - T_1}{T_3 - T_2 + \kappa(T_4 - T_3)} $				
		Otto- Prozeß	$ \begin{array}{c} p \\ Q_{zu} \\ 2 \end{array} $ $ \begin{array}{c} Q_{zu} \\ \downarrow Q_{ub} \\ \downarrow Q_{ub} \end{array} $	2 Isentropen, 2 Isochoren	$\eta_{ m th} = 1 - rac{1}{\left(rac{V_1}{V_2} ight)^{\kappa-1}}$				
		Diesel- Prozeß		2 Isentropen, 1 Isochore, 1 Isobare	$ \eta_{\text{th}} = 1 - \frac{\left(\frac{V_3}{V_2}\right)^{\kappa} - 1}{\kappa \left(\frac{V_3}{V_2} - 1\right) \left(\frac{V_1}{V_2}\right)^{\kappa - 1}} $				
	Heißluft- motor	Stirling- Prozeß	$\begin{array}{c} D \\ Q_{ZU} \\ Q_{ZU} \\ \end{array}$	2 Isothermen, 2 Isochoren	$\eta_{\mathrm{th}} = 1 - \frac{T_1}{T_3} = \eta_{\mathrm{th,C}}$				
Strömungsmaschinen	offene Gasturbine	Joule- Prozeß	P 2 Q 2 Q 2 Q 2 Q 2 Q 2 Q 2 Q 2 Q 2 Q 2	2 Isentropen, 2 Isobaren	$ \eta_{\text{th}} = 1 - \frac{T_1}{T_2} $ $ = 1 - \left(\frac{p_1}{p_2}\right)^{\frac{\kappa - 1}{\kappa}} $				
	geschlossene Gasturbine	Ericsson- Prozeß	P 2 1 Q _{zu} 3 3 7, Q _{zu} Q _{zu} Q _{ab} V	2 Isothermen, 2 Isobaren	$\eta_{\mathrm{th}} = 1 - \frac{T_1}{T_3} = \eta_{\mathrm{th,C}}$				
	Dampfkraft- anlagen	Clausius- Rankine- Prozeß	P 2 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1	2 Isentropen, 2 Isobaren	$ \eta_{\rm th} = \frac{h_3 - h_4}{h_3 - h_1} \approx 1 - \frac{h_4}{h_3} $				