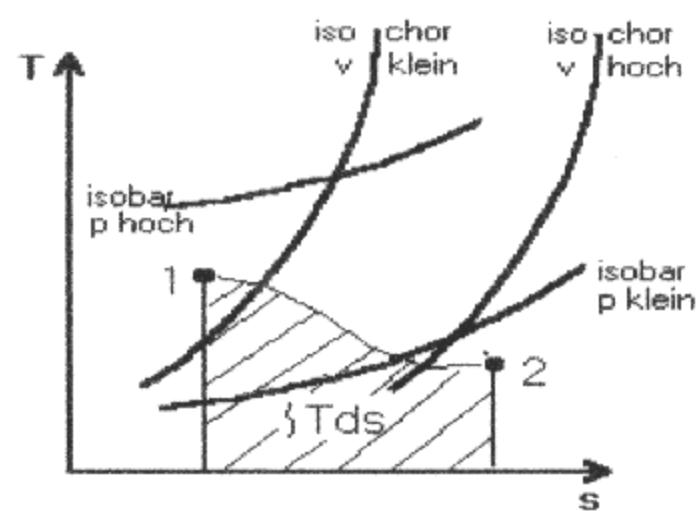
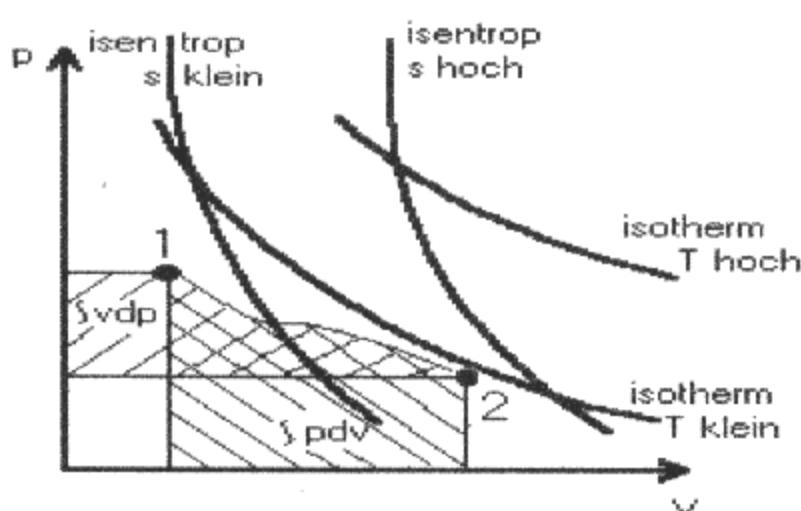


	Allgemein	ideales Gas
Molmasse	$M = R_m/R = m/n$	
Kontigleichung	$A_1 * c_1 / v_1 = A_2 * c_2 / v_2 = m^{\text{Punkt}}$	
Gasgesetz	$p = f(T, v)$	$p * v = R * T$ $dp * v + p * dv = R * dT$ $p * V = m * R * T = n * R_m * T$ $p_1 * v_1 / T_1 = p_2 * v_2 / T_2$
1. HS geschloss. System	$q_{12} + w_{12} = u_2 - u_1$ $dq + dw = du$	$u_2 - u_1 = \int^2_1 c_{v0}(T) * dT$ $du = c_{v0} * dT$
1. HS stationärer Fließprozeß	$q_{12} + w_{t12} = h_2 - h_1 + \frac{1}{2} * (c_2^2 - c_1^2) + g * (z_2 - z_1)$ $dq + dw = dh + c * dc + g * dz$ $P_{12} = w_{t12} * m^{\text{Punkt}}$	$h_2 - h_1 = \int^2_1 c_{p0}(T) * dT$ $dh = c_{p0} * dT$
Arbeit im geschloss. System	$w_{12} = - \int^2_1 p * dv + j_{12}$ $dw = - p * dv + dj$	
Technische Arbeit im stat. Fließprozeß	$w_{t12} = + \int^2_1 v * dp + j_{12} + \frac{1}{2} * (c_2^2 - c_1^2) + g * (z_2 - z_1)$ $dw_t = + v * dp + dj + c * dc + g * dz$	
2.HS $\Delta s_{\text{irr}} >= 0$	$\int^2_1 T * ds = q_{12} + j_{12}$ $T * ds = dq + dj$ $s_2 - s_1 = \int^2_1 dq/T + \int^2_1 dj/T$ $\ \quad \ \quad \ $ $\Delta s = \Delta s_q + \Delta s_{\text{irr}}$ reversibel irreversibel	$s_2 - s_1 = \Delta s =$ $= \int^2_1 c_{p0}(T) * (dT/T) - R * \ln(p_2/p_1)$ $= \int^2_1 c_{v0}(T) * (dT/T) + R * \ln(v_2/v_1)$ $ds = c_{p0}(T) * (dT/T) - R * (dp/p)$ $= c_{v0}(T) * (dT/T) + R * (dv/v)$
adiabater Wärmetauscher auch Mischprozeß	$\Delta S_{\text{irr}} = \Delta S_B + \Delta S_A = \int_{\text{irreversibel}}^2 dQ_A/T_A + \int_{\text{irreversibel}}^2 dQ_B/T_B$ mit $dQ_A = -dQ_B$	
Mischprozeß	$h_A * m_A^{\text{Punkt}} + h_B * m_B^{\text{Punkt}} = h_{\text{ges}} * m_{\text{ges}}^{\text{Punkt}}$	
Exergieverlust	$e_V = T_u * \Delta s_{\text{irr}}$	
Exergie der Wärme	$e_q = \int^2_1 (1 - T_u/T) * dq$	
Thermodyn. Mitteltemp.	$T_m = (T_2 - T_1) / \ln(T_2/T_1)$	



Stoffkonstanten $c_p - c_v = R$ $\kappa = c_p / c_v$