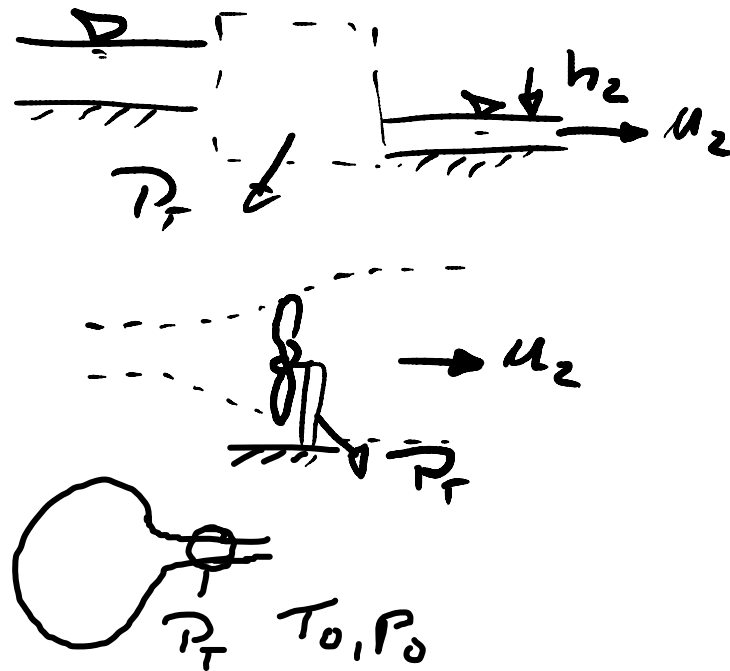


## Fluidkraftsysteme no Optimierungsaufgabe.

Frag: Wie kann das Maximum an mechanischer Leistung aus einem Energiepotential herausgeholt werden?

1. Wasserkraft
2. Windkraft
3. Druckspeicher
4. Wellenkraft



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz  
Sommersemester 2011  
Fluidenergiemaschinen  
Vorlesung 6

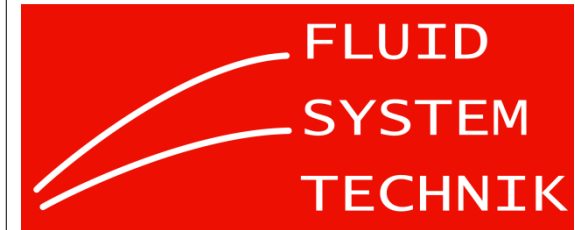
Zu 3.

Druckspeicher

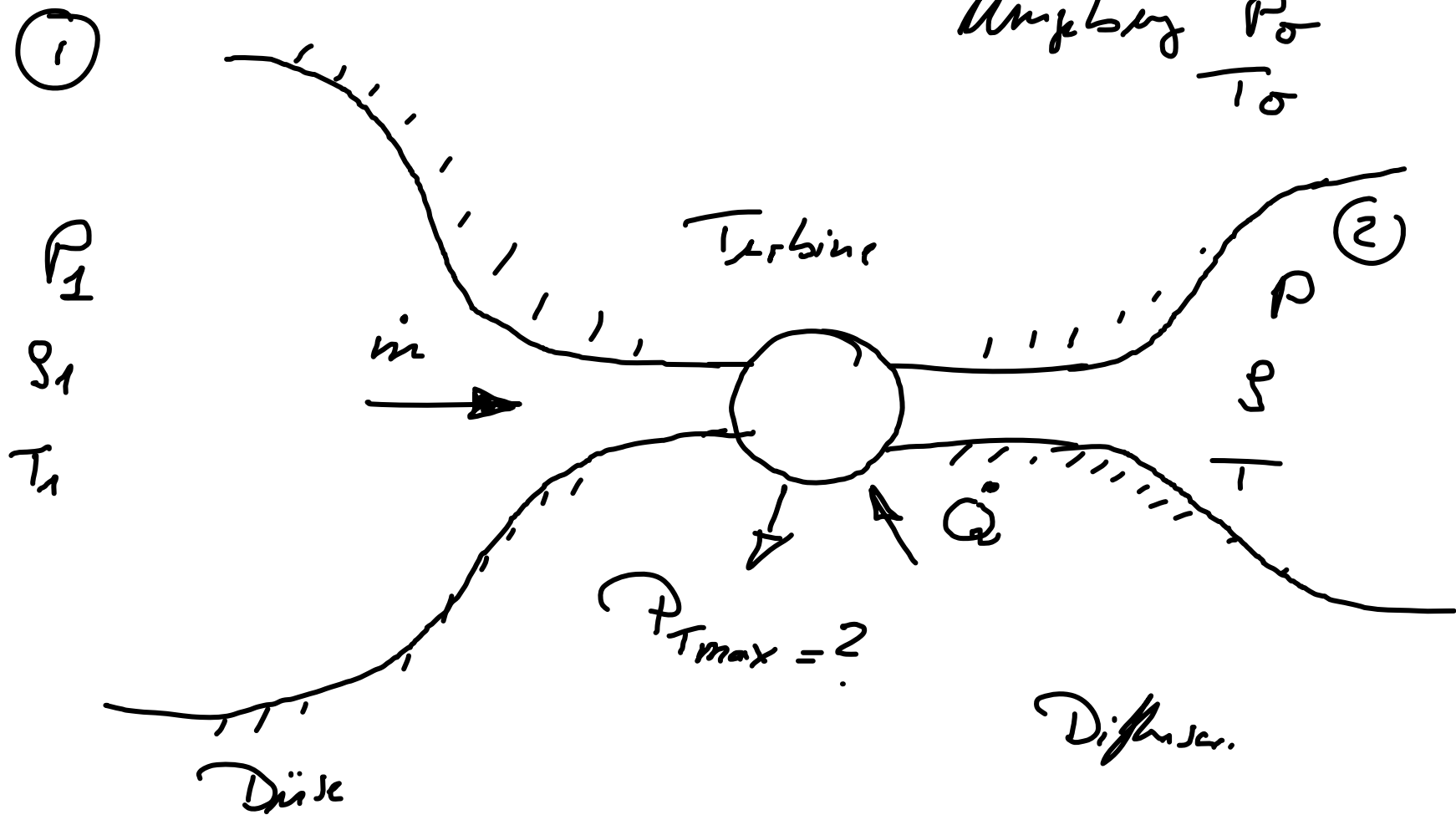
Frage: Welche mechanische Leistung  
liefert sich maximal bei  
der Entspannung eines Gases  
durch eine Turbine?  $\eta_{\text{max}} = ?$



TECHNISCHE  
UNIVERSITÄT  
DARMSTADT



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz  
Sommersemester 2011  
Fluidenergiemaschinen  
Vorlesung 6



Gef:  $P_1, s_1, m, P_0, T_0$

ges:  $P_{Tmax} = ?$



TECHNISCHE  
UNIVERSITÄT  
DARMSTADT

FLUID  
SYSTEM  
TECHNIK



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz  
Sommersemester 2011  
Fluidenergiemaschinen  
Vorlesung 6

1. HS für im zeitliche Mittel stationäre Strömung.

$$P + \dot{Q} = \dot{m} (h_e - h_{e_1}) \quad (1)$$

//

$-P_T$

Konvention: Mechanik obgleich Turbinen Leistung soll positiv definiert sein

Annahme: kinetische Energie  $\frac{u_1^2}{2} \ll \frac{p_1}{\rho_1}$  im Kanal

$\frac{u^2}{2} \ll \frac{p}{\rho}$  in der Abströmung.





Prof. Dr. Ing. Peter Pelz  
Sommersemester 2011  
Fluidenergiemaschinen  
Vorlesung 6

$$\leadsto \dot{P}_T = \dot{m} (h_1 - h) + \dot{Q} \quad (1')$$

Zweite Bilanzgleichung:

Entropiebilanz in integraler Form.

$$\dot{m} (s - s_1) = \frac{\dot{Q}}{T_0} + \Delta \dot{N}_{irr} \quad (2)$$

(2)  $\leadsto$

$$\dot{Q} = \dot{m} (s_{T_0} - s_1, T_0) - \Delta \dot{N}_{irr} T_0$$

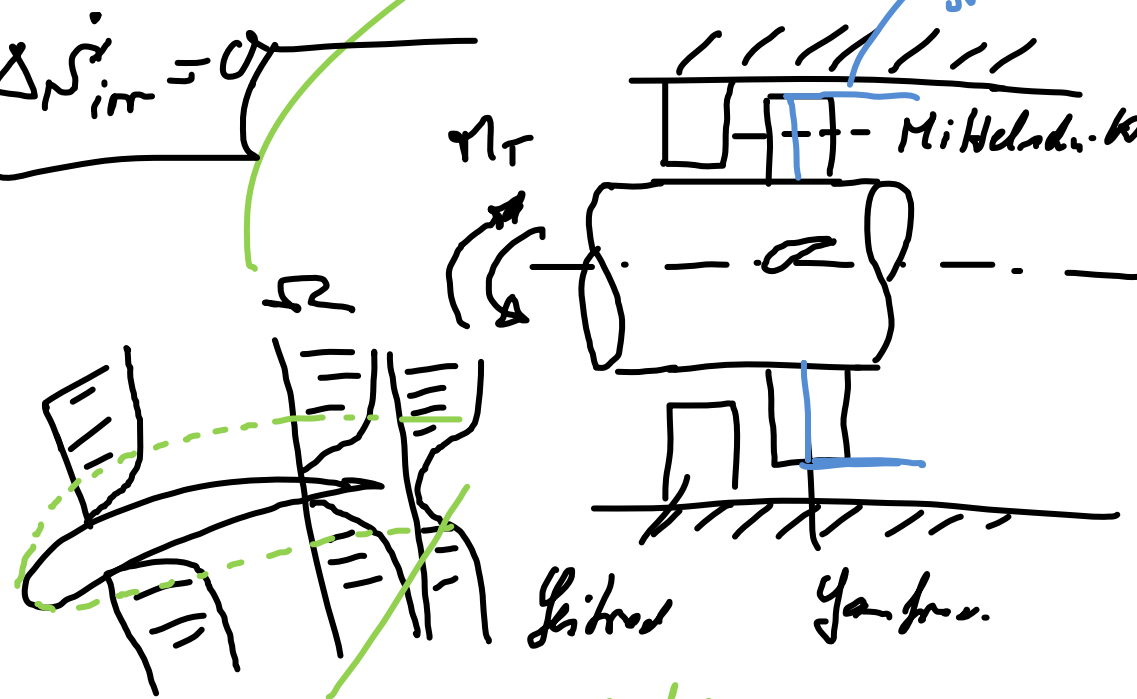


(2) in (1')

$$\dot{P}_T = \dot{m} \left[ (h_1 - \rho_1 T_0) - (h_2 - \rho_2 T_0) \right] - \Delta \dot{S}_{irr} T_0$$

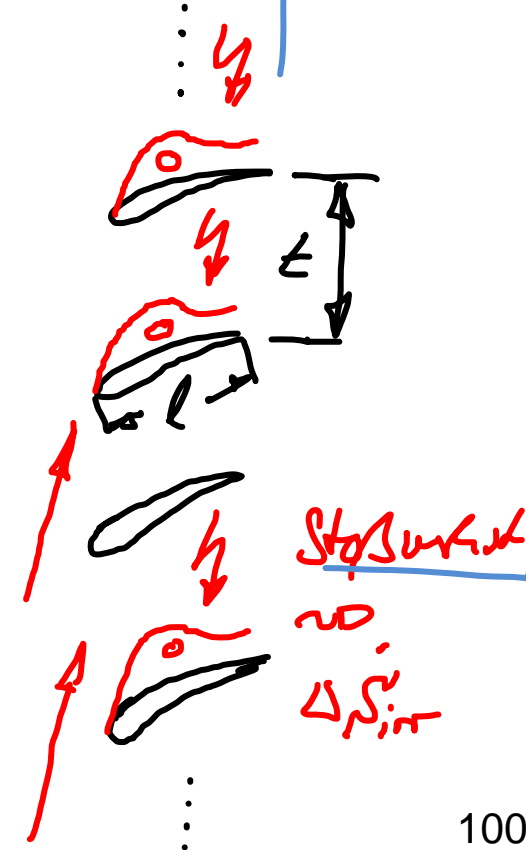
Für einen idealen Turbinen.

$$\Delta \dot{S}_{irr} = 0$$



Randwirbel  
Spaltverlust

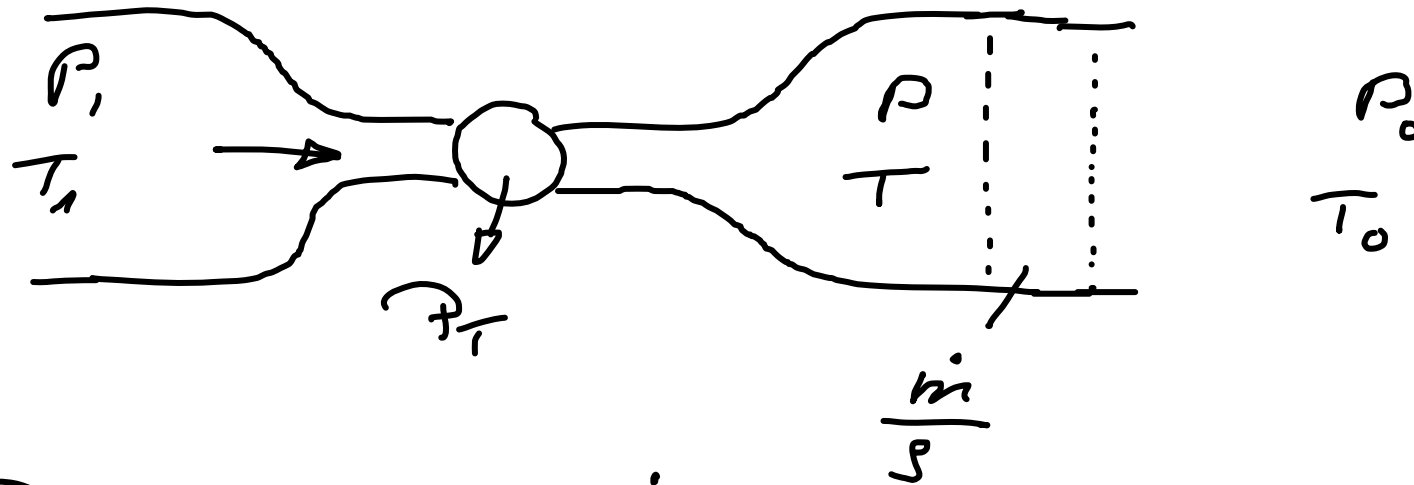
gerades Schaufelprofil



$$P_{Tideal} = \dot{m} \left[ (h_1 - r_1 T_0) - (h - r T_0) \right]$$

$\eta = 1$

$h := e + \frac{p}{\rho}$  thermodyn. Zustandswert



$$P_{Tmax} = P_{Tideal} - \underbrace{\frac{\dot{m}}{\rho} (P_0 - P)}_{\text{Notwendige Arbeit an das Abgas}}$$

Notwendige Arbeit an das Abgas.  
 $\hat{=}$  Energieverlust durch den Druckverlust  
 $\hat{=}$  Verlust durch den Druckverlust.



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz  
Sommersemester 2011  
Fluidenergiemaschinen  
Vorlesung 6



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz  
Sommersemester 2011  
Fluidenergiemaschinen  
Vorlesung 6

$$P_{Tmax} = \dot{m} \left[ h_1 - T_0 s_1 - (h_2 - p_0 v) + T_0 s_2 - p_0 v \right]$$

mit  $v = 1/\rho$ .

Definition der Enthalpie  $h := e + \frac{p}{\rho}$

$$\leadsto e = h - p v$$

$$P_{Tmax}(s,v) = \dot{m} \left[ h_1 - T_0 s_1 - e(s,v) + T_0 s_2 - p_0 v \right]$$

Zwei Freiheitsgrade  $s, v$  oder  $p, T$



Freie nach dem Optimum

$$\frac{\partial P_{T_{max}}}{\partial v} \Big|_v = 0 \quad \leadsto \quad T = T_0$$

$$\frac{\partial P_{T_{max}}}{\partial v} \Big|_v = 0 \quad \leadsto \quad p = p_0$$

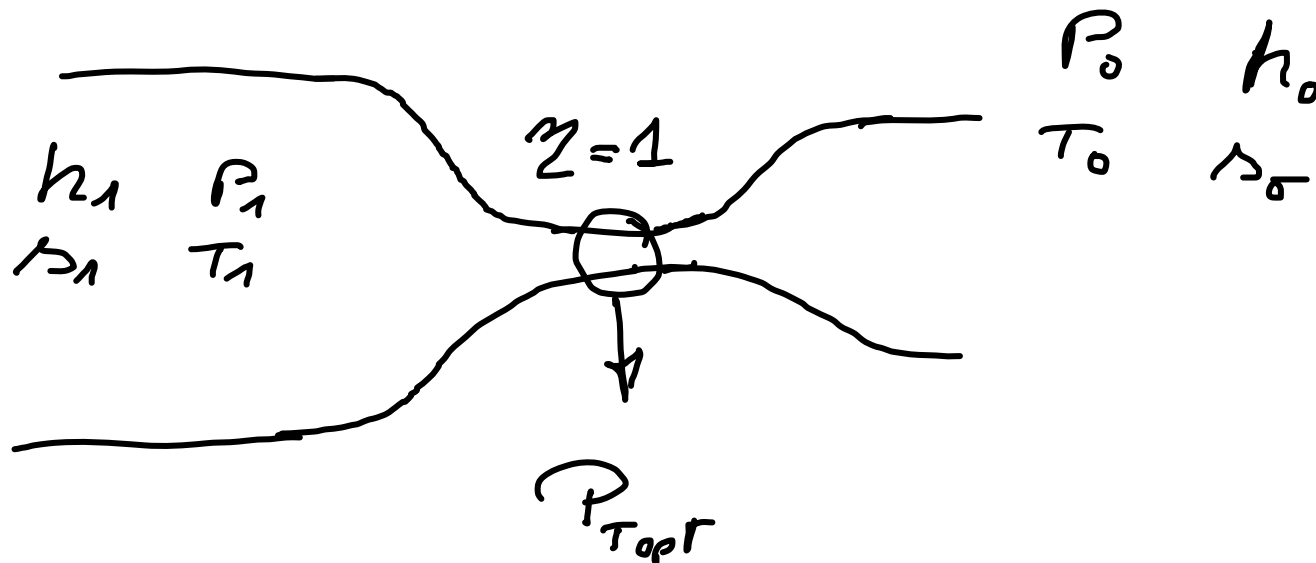
$$\frac{\partial P_{T_{max}}}{\partial v} = -m_2 \left( \underbrace{\frac{\partial e}{\partial v} \Big|_p}_{-p} + p_0 \right) = -m_2 (-p + p_0)$$

$$\frac{\partial P_{T_{max}}}{\partial s} = -m_1 \left( \underbrace{\frac{\partial e}{\partial s} \Big|_T}_{T} - T_0 \right) = -m_1 (T - T_0)$$



$$\left. \begin{array}{l} T = T_0 \\ P = P_0 \end{array} \right\} \text{eingesetzt in die} \\ \text{Gleichung für die } \dot{W}$$

$$\dot{P}_{\text{Topt}} = \dot{m} \underbrace{\left[ (h_1 - h_0) - T_0 (s_1 - s_0) \right]}_{\text{Exergie ex}}$$



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz  
Sommersemester 2011  
Fluidenergiemaschinen  
Vorlesung 6

$$ex := \frac{P_{out}}{\dot{m}}$$

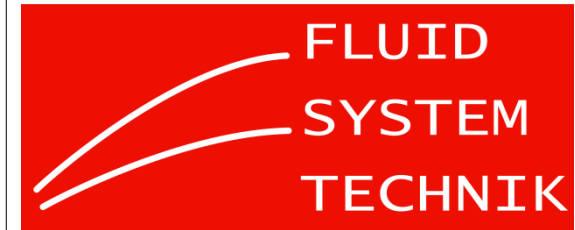
Die Exergie ist ein Maß für die Arbeitsfähigkeit eines CVs in einer Umgebung.

→ Weitführende Aufgabe

$\dot{m}$ ,  $P$ ,  $T$  sind freie Parameter.



TECHNISCHE  
UNIVERSITÄT  
DARMSTADT



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz  
Sommersemester 2011  
Fluidenergiemaschinen  
Vorlesung 6

Fluid Kreissysteme führen immer  
 zu einer Optimierungsaufgabe.

Wasserpumpe  $\frac{\partial P_T}{\partial h_2} \stackrel{!}{=} 0$

$\frac{\partial P_T}{\partial M_2} \stackrel{!}{=} 0$

Windpumpe  $\frac{\partial P_T}{\partial M_2} \stackrel{!}{=} 0$

Drehpumpe  $\left. \begin{array}{l} \frac{\partial P_T}{\partial \Omega_2} \stackrel{!}{=} 0 \\ \frac{\partial P_T}{\partial \beta_2} \stackrel{!}{=} 0 \end{array} \right\} \text{Energie}$



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz  
 Sommersemester 2011  
 Fluidenergiemaschinen  
 Vorlesung 6

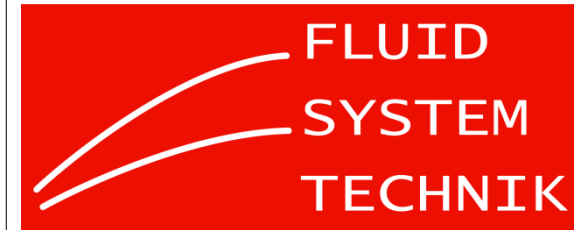
Fluid absichtungslos

Feststellung: Wie erreicht man effizient  
eine Förderaufgabe, Gasaufgabe....

Anforderung an den Massenstrom  $\dot{m}$  in  
Anforderung an d. Volumenstrom  $\dot{V}$

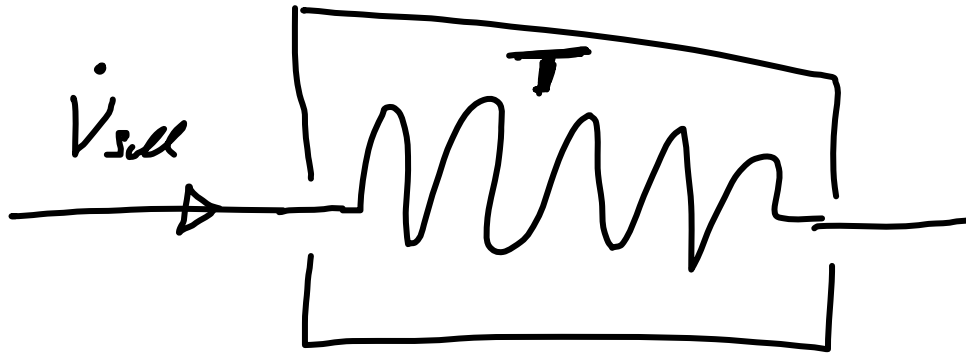


TECHNISCHE  
UNIVERSITÄT  
DARMSTADT

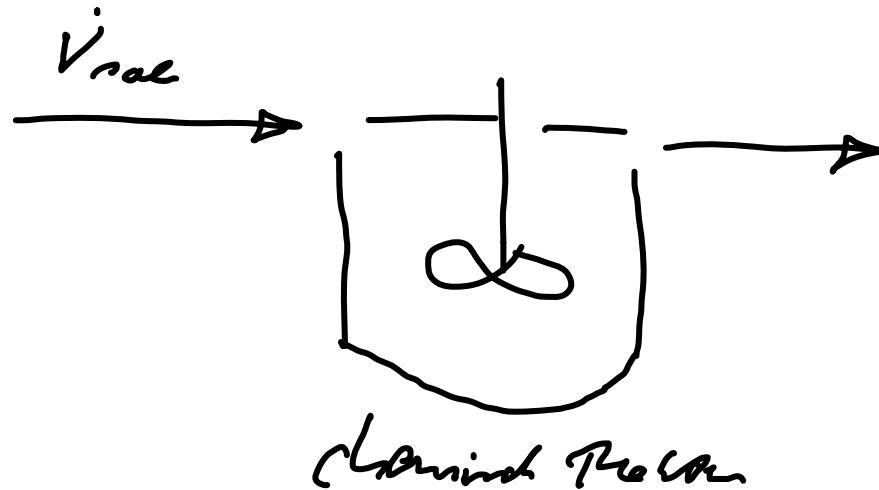


Prof. Dr. Ing. Peter Pelz  
Sommersemester 2011  
Fluidenergiemaschinen  
Vorlesung 6

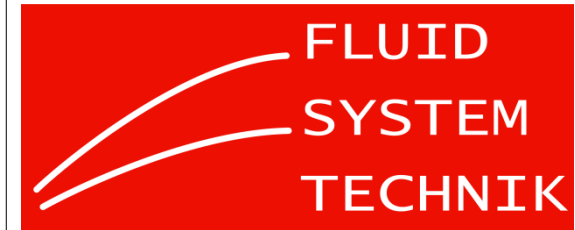
z.B. Kühlanlage



z.B. Prozess

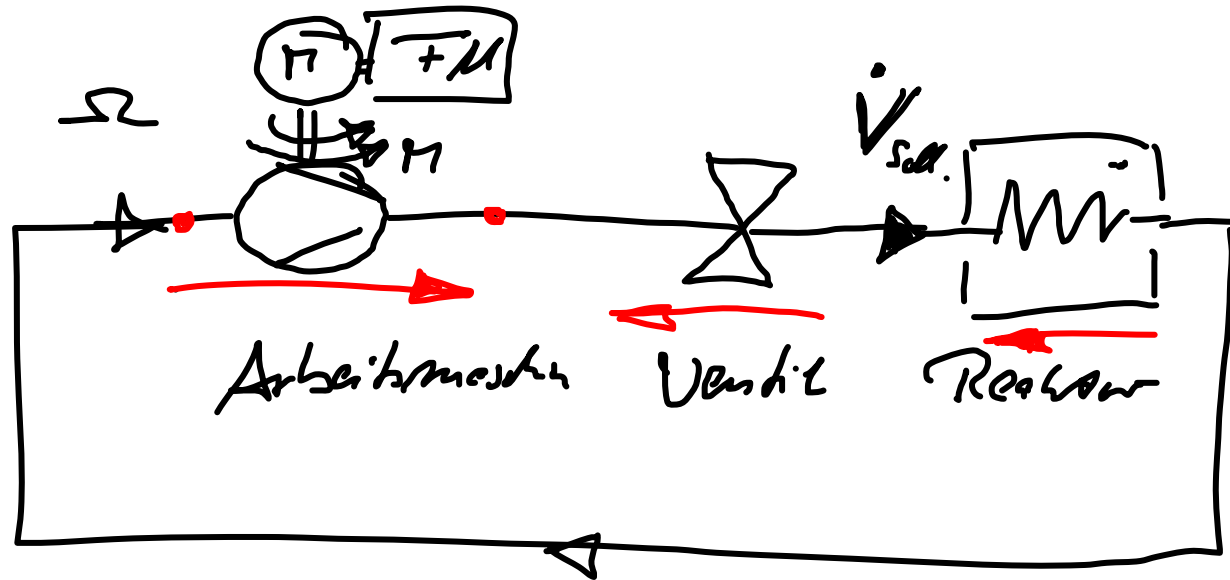


TECHNISCHE  
UNIVERSITÄT  
DARMSTADT



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz  
Sommersemester 2011  
Fluidenergiemaschinen  
Vorlesung 6

geschlossener Fluidkreislauf.



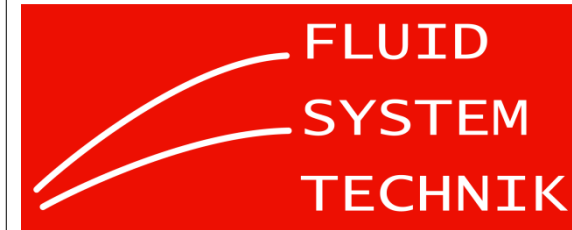
Reaktor: - Wärmehaush.  
 • chemische Reaktor (Mischer...)

(π) elektrisch Antilockmaschine

FM für gasförmig



TECHNISCHE  
UNIVERSITÄT  
DARMSTADT

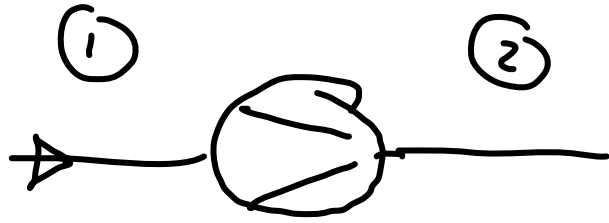


FLUID  
SYSTEM  
TECHNIK



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz  
Sommersemester 2011  
Fluidenergiemaschinen  
Vorlesung 6

Einfache Analyse für stationäre Prozesse.



$$P + \underset{\substack{= \\ Q}}{\dot{Q}} = \dot{m} (h_{t2} - h_{t1})$$

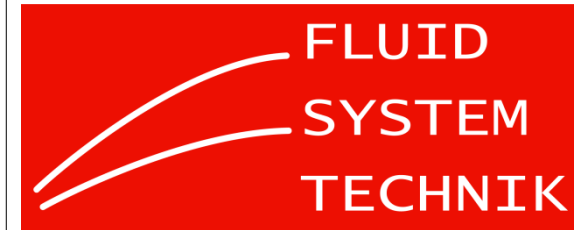
$$\eta P = \dot{m} \left[ \left( \frac{P}{\rho} + \frac{u^2}{2} \right)_2 - \left( \frac{P}{\rho} + \frac{u^2}{2} \right)_1 \right]$$

$\eta$  ist der hydraulische Wirkungsgrad

$$1 - \eta = \frac{\dot{V} (e_2 - e_1)}{P}$$



TECHNISCHE  
UNIVERSITÄT  
DARMSTADT

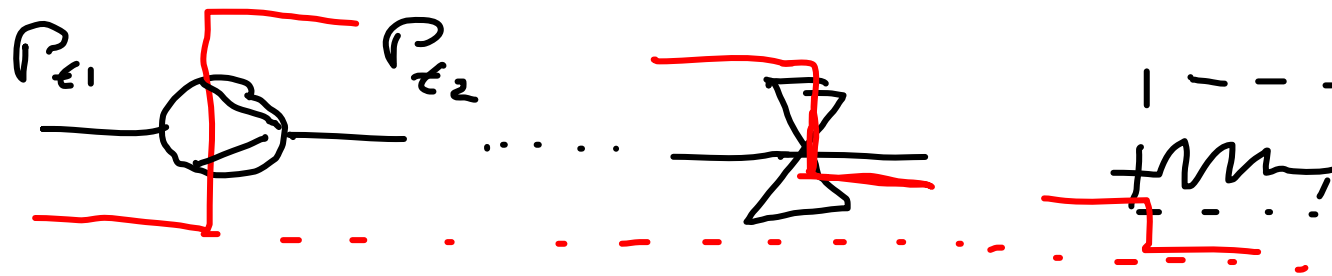


Prof. Dr. Ing. Peter Pelz  
Sommersemester 2011  
Fluidenergiemaschinen  
Vorlesung 6



Flüt  $Q = \text{const}$

$$\sum P = \dot{V} (P_{t2} - P_{t1})$$



Jede Fluidarbeitmaschine kann als  
Spannungsfeld interpretiert werden.

Flüt stationären Zustand

$$P_{t2} - P_{t1} = \sum P_L = P_L + P_{Verl.} + P_{Reib.}$$



TECHNISCHE  
UNIVERSITÄT  
DARMSTADT

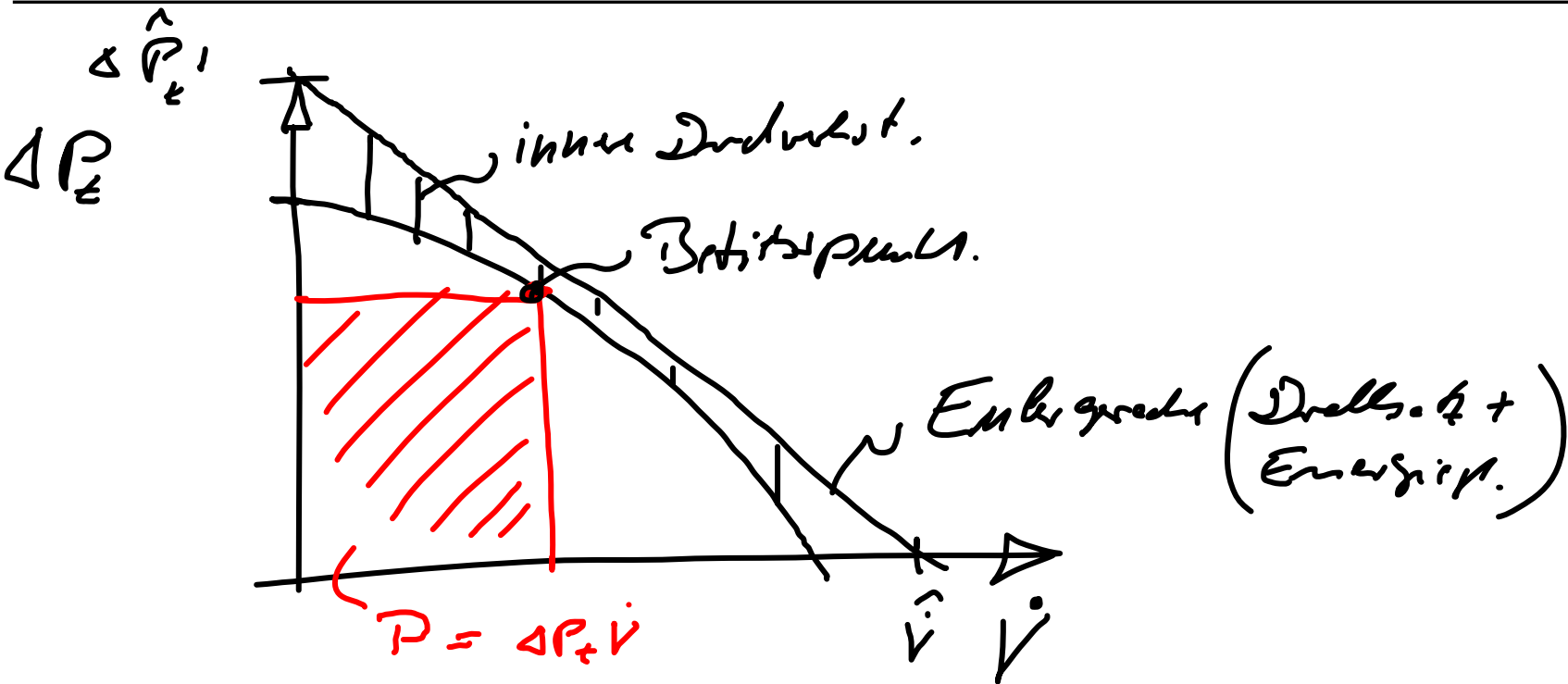
FLUID  
SYSTEM  
TECHNIK



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz  
Sommersemester 2011  
Fluidenergiemaschinen  
Vorlesung 6



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz  
Sommersemester 2011  
Fluidenergiemaschinen  
Vorlesung 6



Deshalb  $\Delta P_x$  über  $\dot{V}$  für inkompressible Ström.

$\Delta P_x \stackrel{!}{=} \Delta P_v$  für eine geschlossene Kreislauf.  
im stationären Betrieb



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz  
Sommersemester 2011  
Fluidenergiemaschinen  
Vorlesung 6

$$\Delta P_V = f_n(\underbrace{\dot{V}, \rho, \nu, \rho_D, \dots}_{\text{Stoffdaten}}, \underbrace{D, \kappa_1 D, \kappa_2 D, \dots}_{\text{Geometrie Daten}})$$

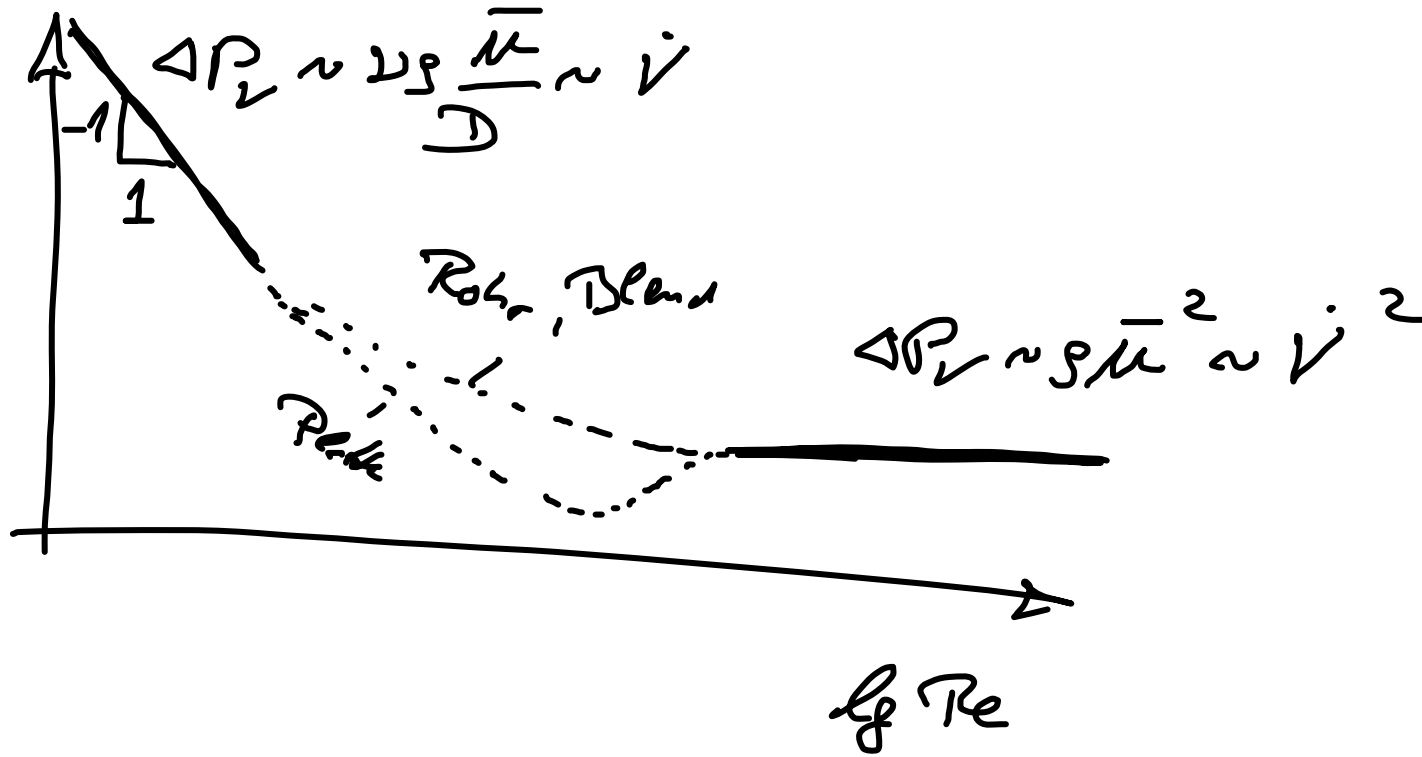
Stoffdaten  
Geometrie Daten.

[LIT]-Systeme

$$\zeta \frac{\Delta P_V}{\frac{\rho}{2} \left( \frac{V}{\frac{\pi}{4} D^2} \right)^2} = f \left( \underbrace{\frac{V}{\frac{\pi}{4} D^2} \frac{D}{2}}_{Re}, \underbrace{\kappa_1, \kappa_2, \dots}_{\text{Geometrie des Störorgans}} \right)$$

f Verlustkoeff.

Fig 5

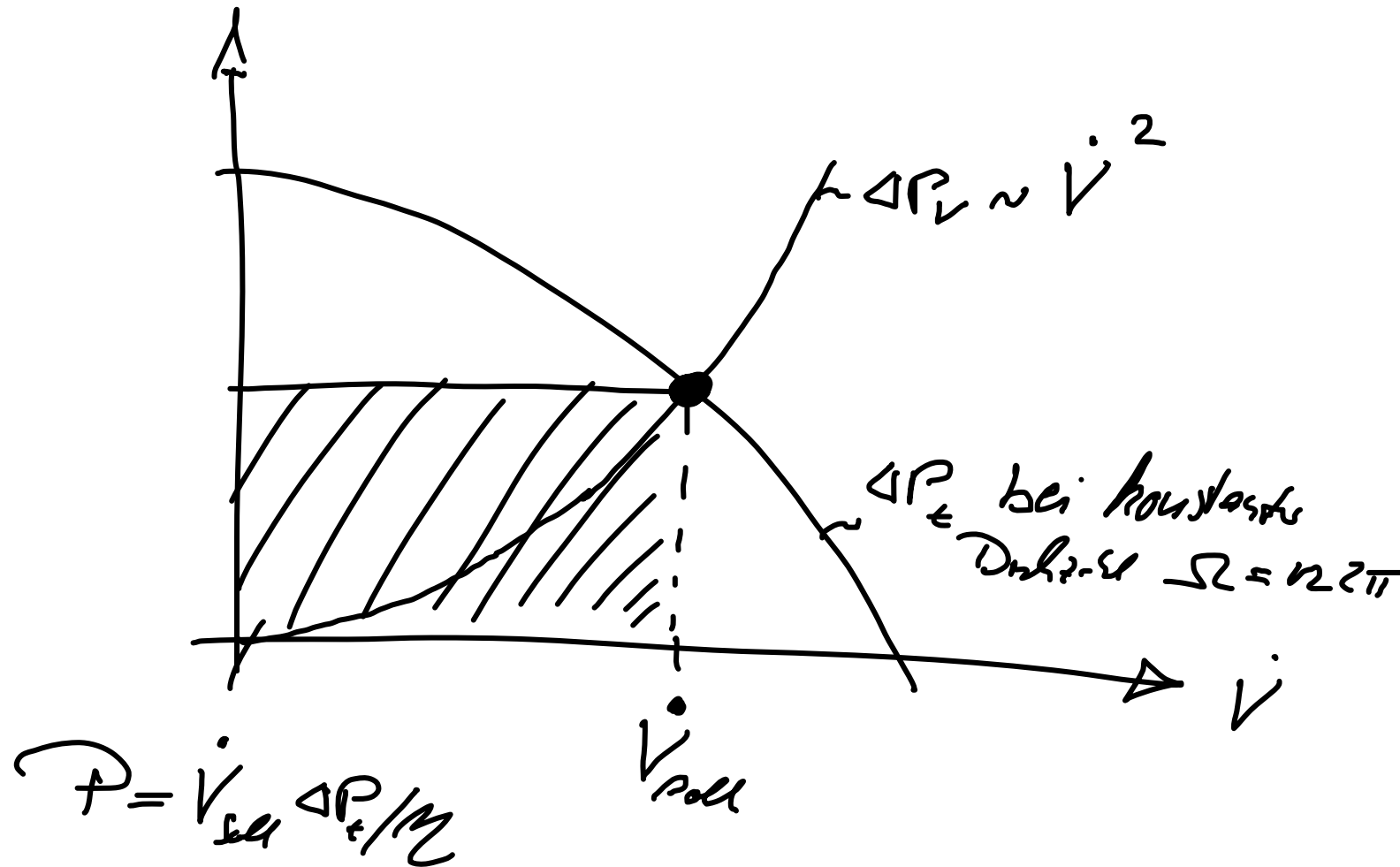


$\lim_{Re \rightarrow \infty} \lambda \neq f(\nu \text{ (Viskosität)})$  denn in  $\Delta P_v$  nicht mehr von der Viskosität abhängig.

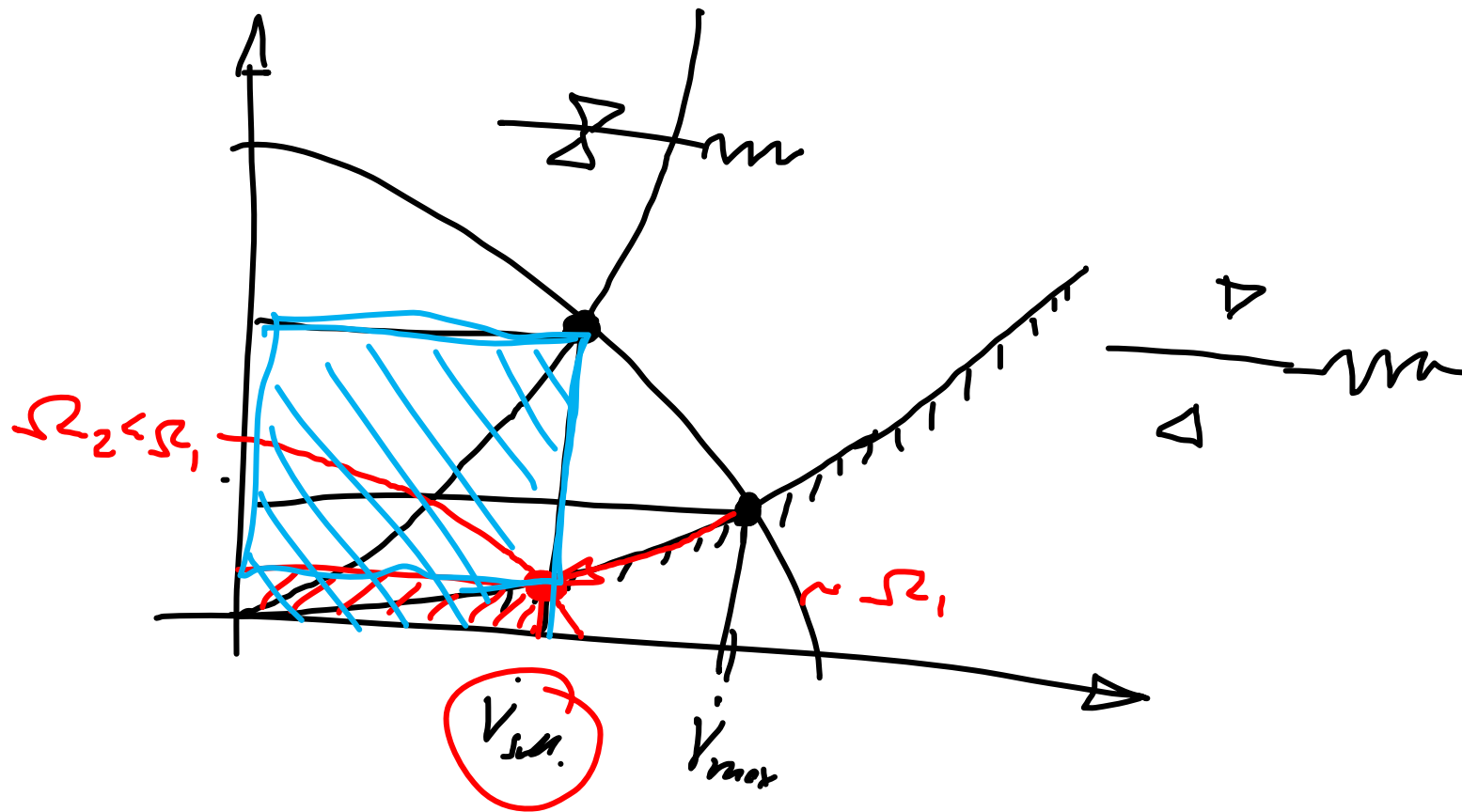
$\lim_{Re \rightarrow \infty} \lambda = \text{const} \frac{1}{Re}$  denn in  $\Delta P_v$  nicht mehr von der Dichte  $\rho$  abhängig.



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz  
Sommersemester 2011  
Fluidenergiemaschinen  
Vorlesung 6



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz  
Sommersemester 2011  
Fluidenergiemaschinen  
Vorlesung 6



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz  
Sommersemester 2011  
Fluidenergiemaschinen  
Vorlesung 6