

# ŠHRNUVACÍ - empirická teplota, 1. TD zákon

## 1. transižionost reálného termodynamického ekvivalency

- ⇒ existence nové intenzivní stavové veličiny - empirické teploty  $\vartheta$  a s ní spojené termické stavové ekvivalence  $\vartheta = \vartheta(x_1, \dots, x_n)$
- ⇒ reálná ekvivalence je charakterizována ekvalencií teplot (ekvivalence teplot je nutná, ne postačující podmínka)

## 2. první teorema termodynamických zákonů

- práce - interakce systému s okolím (výměna energie), kde je spojena se změnou nějaké extenzivní makroskopické proměnné (je v principu makroskopické kontrolovatelná)
  - ⇒ existence extenzivní stavové veličiny potenciální energie
- adiabatická izolace - je možné systému izolovat tak, že "objem" práce nezahrnuje na systém při přechodu mezi dvěma definiovanými ekvivalentními stavůmi nezávisí na způsobu houčení práce

⇒ existence extenzivní stavové veličiny potenciální energie

$$\Delta U_{AB} = W_{AB}^{ad} \Rightarrow U(t) = U(0) + W_{OA}^{ad}$$

⇒ existence kalorické stavové ekvivalence  $U = U(x_1, \dots, x_n)$

- obecný proces bez adiabatické izolace  $\Rightarrow \Delta U \neq W$

⇒ def. teplota

$$Q = \Delta U - W$$

$$dU = dQ + dW \quad \boxed{1. \text{ termodynamický zákon}}$$

(pro kvazistatický proces)

↑  
sled infinitesimálních transformací  
mezi ekvivalentními stavůmi  
systému

## DRUHÝ TERMODYNAICKÝ ZÁKON

### Cyklické procesy

- procesy, při kterých se systém vráti do původního stavu  
(pro okolí to platit nemusí)

$$\Rightarrow \Delta U = 0 = \oint dQ + \oint dW \Rightarrow \oint dQ = - \oint dW$$

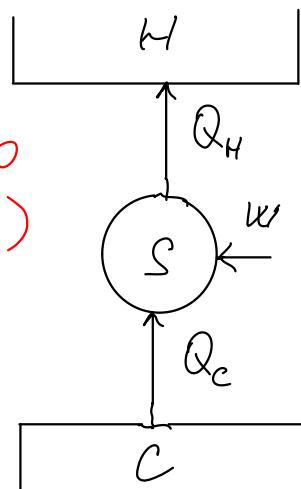
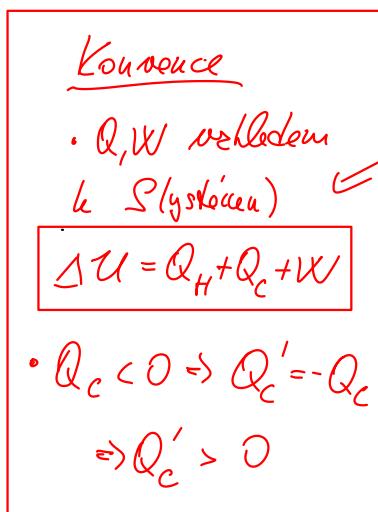
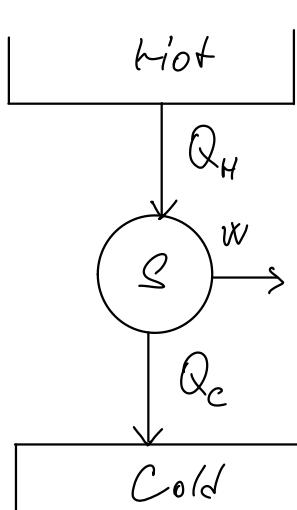
- systém přenáší teplo získané z okolí na práci a naopak

↓

### Termodynamické stroje

motor

chladnička,  
tepelné čerpadlo



$$\gamma = \frac{|W|}{Q_H} = \frac{Q_H + Q_C}{Q_H}$$

$$\Rightarrow \gamma = 1 - \frac{Q'_C}{Q_H}$$

chl:  $\gamma_r = \frac{Q_C}{W} = \frac{Q_C}{Q'_H - Q_C}$

čerp:  $\gamma_p = \frac{|Q_H|}{W} = \frac{Q'_H}{Q'_H - Q_C}$

Pozn:

• hrabě Rumford - Benjamin Thomson (1753 - 1814)

• Lord Kelvin - William Thomson (1824 - 1907)

• Rudolf Clausius (1822 - 1888, GER)

• Konstantin Caratheodory (1873 - 1950, GER)

## Druhý termodynamický zákon

Clausius: Není možné realizovat proces, jehož jedním výsledkem by byl přenos tepla z chladnějšího tělesa na teplojí.

Repská formulace (vzhnueme se pojmu teplující, chladnějící, ...)

Pokus teplota plynje samovolně z tělesa A na tel. B, potom není možné realizovat proces, jehož jedním výsledkem by byl přenos tepla z B na A.

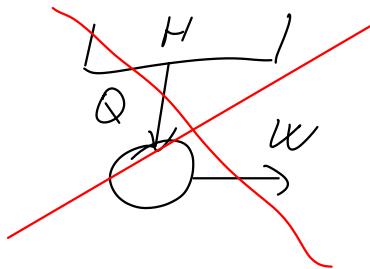
Kelvin: Není možné realizovat proces, jehož jedním výsledkem by bylo získání tepla z lázně a jeho úplná transformace na práci.

- aneb neexistuje perpetuum mobile druhého druhu - mech. polohy na teplotu se 100% účinností přeměnit lze, lázně by tedy mohla s náležitou polohou stroj, který by se musela ochlazovat  $\Rightarrow$  "perpetual motion")

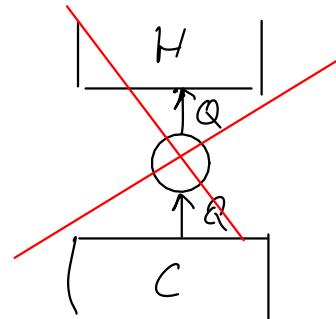
Pozn. • důležitá je formulace "jehož jedním výsledkem"  
 $\Rightarrow$  zahření, kdežto zprostředkování přenos tepla nebo menší teplota na práci se vrací do původního stavu - koná cyklický proces,  $\Delta U=0$   
 • Kelvinova formulace není v rozporu se metahem  $\oint \partial W = -\oint \partial Q \dots dQ$  menší znaménko ( $\Leftrightarrow$  existuje očervzdává část tepla zpět oholi

# Equivivalence Kelvinové a Clausiové formulace

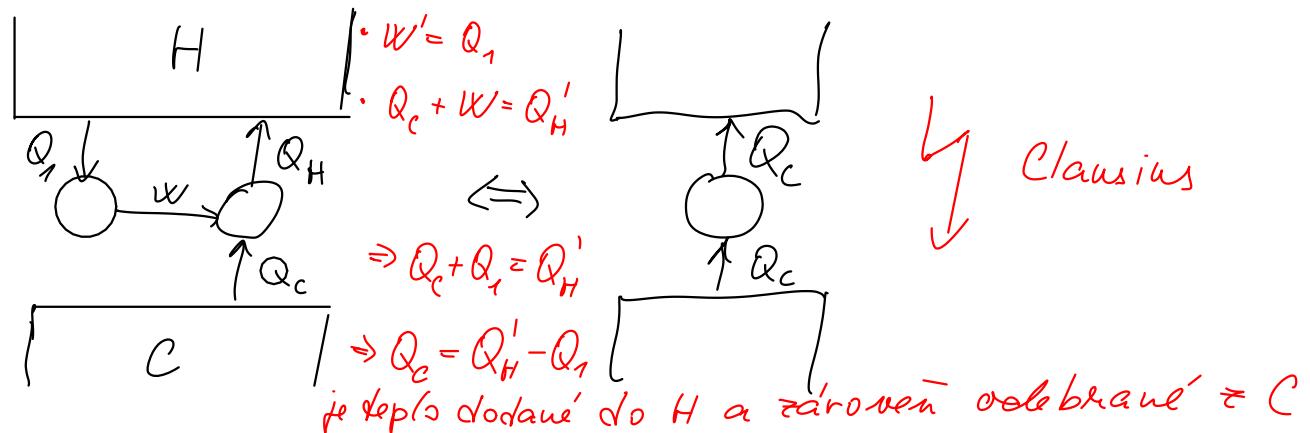
Kelvin:



Clausius:

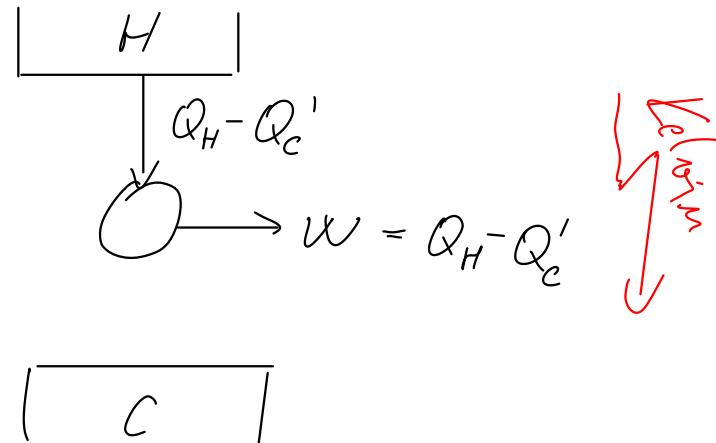
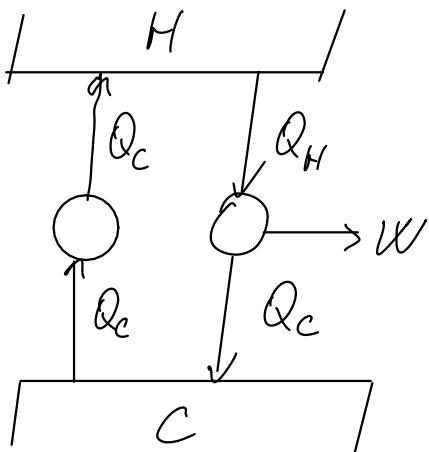


- pro spor: neplatí Kelvinovo princip:



$$\Rightarrow \underline{\text{Clausius} \Rightarrow \text{Kelvin}}$$

- neplatí Clausiov princip:



$$\Rightarrow \boxed{\text{Kelvin} \Leftrightarrow \text{Clausius}}$$

- Pozn.: předpokládáme existenci motoru a tep. čerpadla, ale nic o jejich účinnosti

reaktív proces - kvazistatický proces, kdežto může probíhat i v opačném směru sledem stejných infinitemálních transformací a sgedímu i oholi se vrátí do stejného rovновážného stavu

Nereaktív procesy:

- adiabatická expenze
- vyprázdňování/kondenzační
- přenos tepla mezi látkami

- redukce výměna musí probíhat v resp. rovnováze s oholím (bez reakčního procesu)
- (zobecnění) třídy musí být také v rovnováze, práce pouze skrze dX<sub>i</sub> → bez překonverzí pěstících sil

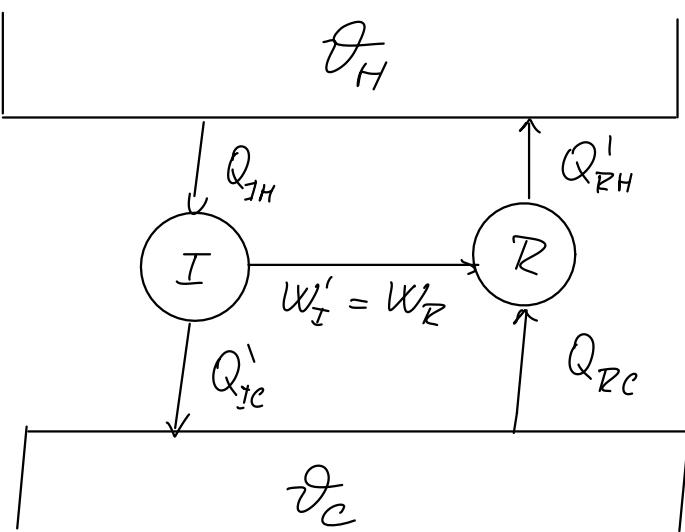
### Carnotův koeficient:

Reaktivý skojoj je ze všech skoju pracujících mezi stejnými lázněmi řešen nejúčinnější.

Dle:

- uvádějeme dva stroje (motory):

R ... reaktivý, lze použít jako motor i jako čerpadlo  
 I ... nereaktív, funguje pouze jako motor



$$I: Q_{IH} + Q'_{IC} + W_I = 0$$

⇓

$$Q_{IH} - Q'_{IC} - W'_I = 0$$

$$\Rightarrow \zeta_I = \frac{Q_{IH} - Q'_{IC}}{Q_{IH}}$$

$$R: -Q'_{RH} + Q_{RC} + W_R = 0$$

$$\Rightarrow \zeta_R = \frac{Q'_{RH} - Q_{RC}}{Q'_{RH}}$$

$$(1) W'_I = W_R \Rightarrow Q_{IH} - Q_{IC} = Q'_{RH} - Q_{RC}$$

$$(2) \text{ Clausius} \Rightarrow Q_{IH} \geq Q'_{RH} \quad (\text{jinak bychom celkově čerpal} \\ \text{keplo } C \rightarrow H)$$

$$\Rightarrow \zeta_I = \frac{Q_{IH} - Q'_{IC}}{Q_{IH}} \stackrel{(1)}{=} \frac{Q'_{RH} - Q_{RC}}{Q_{IH}} \stackrel{(2)}{\leq} \frac{Q'_{RH} - Q_{RC}}{Q'_{RH}} = \zeta_R$$

$$\Rightarrow \zeta_I \leq \zeta_R \quad \text{C.B.D.}$$

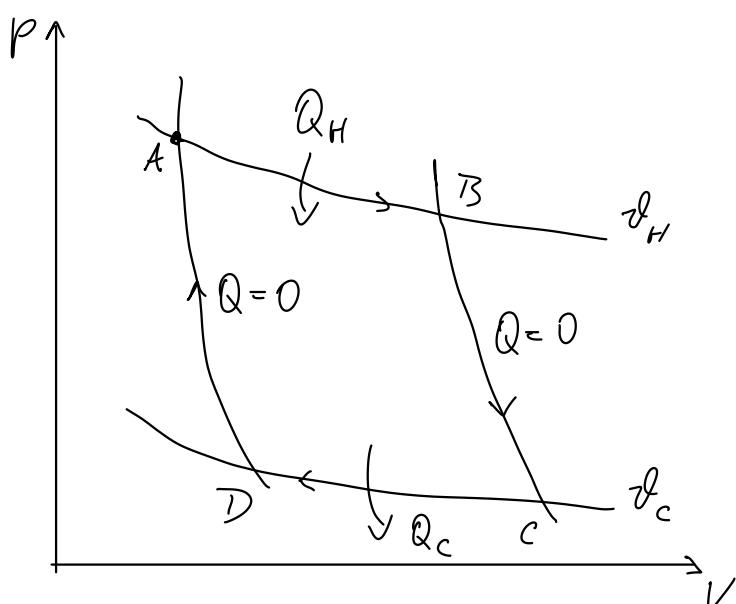
Důsledek: Účinnost všech reakcího strojů pracujících mezi stejnými lázněmi je stejná.

Dk: • reaktor i T je reaktor  $\Rightarrow$  v ohledu výše můžeme procházet role  $T \leftrightarrow R$   $\Rightarrow \xi_R \leq \xi_T \Rightarrow \xi_I = \xi_R$

C.B.D.

### Carnotův cyklus

- realizace reakního stroje pracujícího mezi dvěma lázněmi - probíhá po reakní kvazistatické kapekterii



- reakní cyklus vyměňující teplo pouze se dvěma lázněmi je nazván Carnotův:

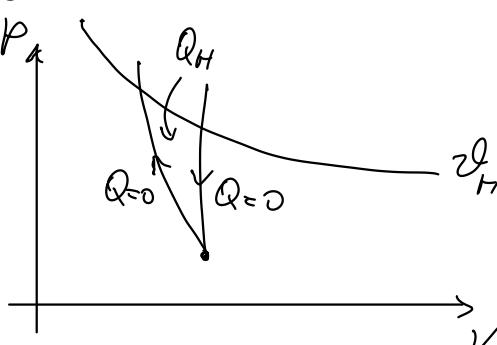
- 1, výměna tepla s lázní může probíhat po přeslavné izoterme, jinak by proces nebyl reakní
- 2, proces spojující dvě izoktery je nazván adiabata ( $Q=0$ )

- Carnotův cyklus existuje (alespoň teoreticky):

- 1,  $\delta$  je stavovská veličina  $\Rightarrow$  každým bodem prochází právě jedna izoterma
- 2, adiabaty jsou také unikátní - neprotínají se

Pro spor:

(zohlednění argumentu)  
do více dimenzí:  
viz Tungs



- tento cyklus koená práci  $W = \int p(V)dV$  a plitou pouze čerpa teplo z lázně  $T_H$
- Y Kelen

Pozn: • lze ukázat, že v p-V diagramu je silou adiabaty větší než silou izoktery:  $\left| \left( \frac{dp}{dV} \right)_{ad} \right| > \left| \left( \frac{dp}{dV} \right)_T \right|$  (viz výčet)

## Absolutní termodynamická deplofa

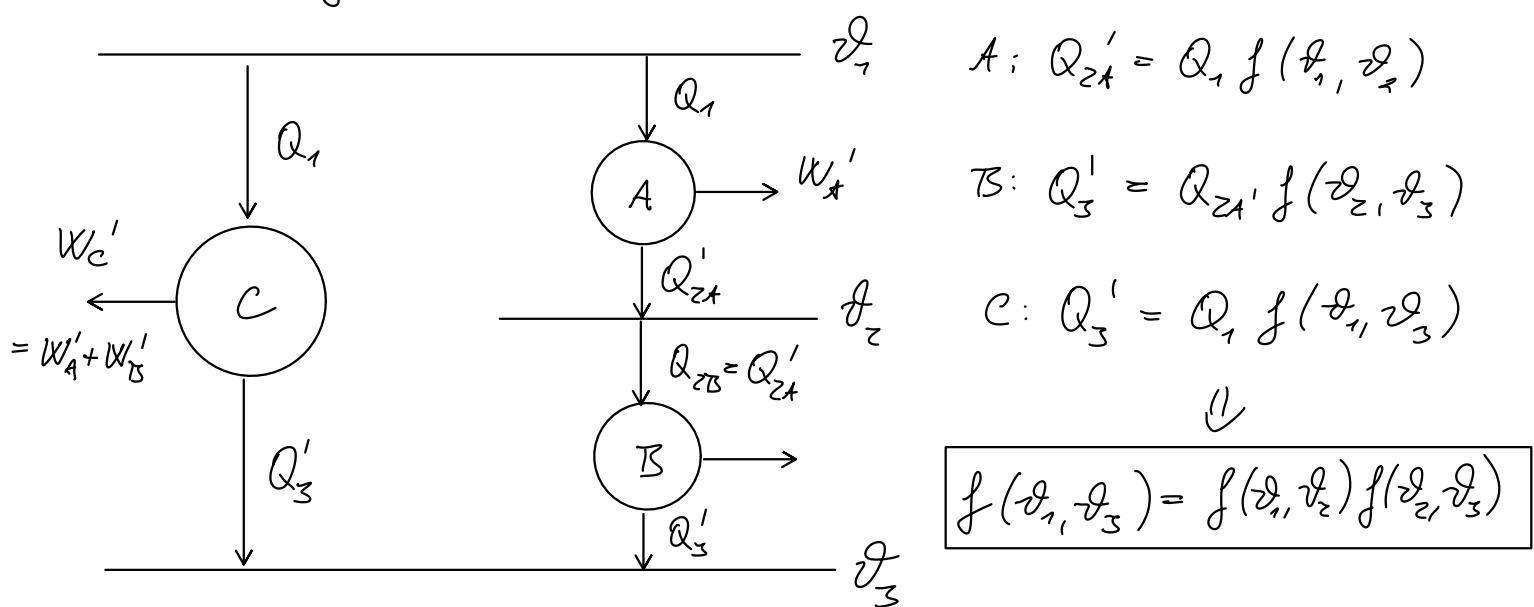
- protože účinnost matného stroje pracující mezi lázněmi o deplofách  $\vartheta_H > \vartheta_C$  je jednoznačně určena, lze možnou definovat (absolutní) deplofu mezářivou na deplovněrné látky (předpokládám emp. deplofy, splňující  $\vartheta_H > \vartheta_C \Rightarrow$  deplo seče  $H \rightarrow C$ )
- účinnost matného stroje musí být pouze funkce  $\vartheta_H$  a  $\vartheta_C$ ,

$$\gamma_R = 1 - \frac{Q'_C}{Q_H} = \gamma_R(\vartheta_H, \vartheta_C) \equiv 1 - f(\vartheta_H, \vartheta_C)$$

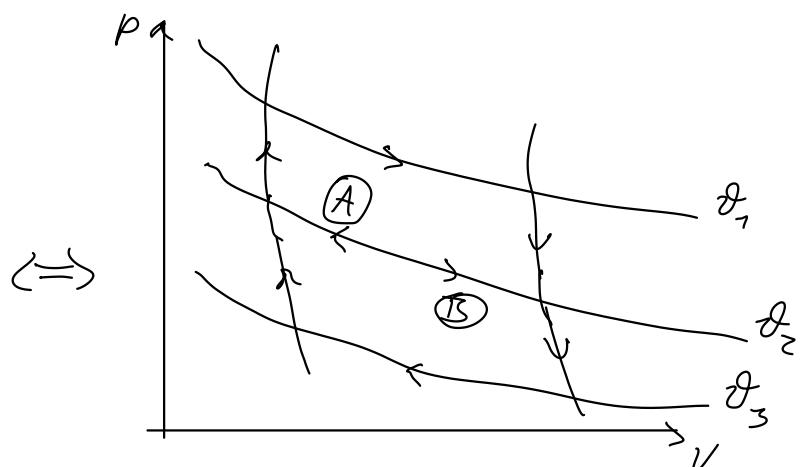
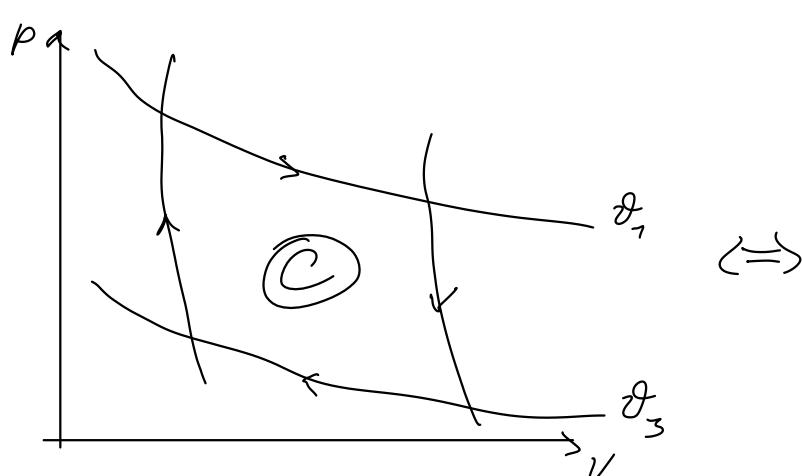
(základní jiné parametry v problému nevýznamné  
na konstrukci/pracovní látku stroje nezáleží)

$$\Rightarrow f(\vartheta_H, \vartheta_C) \equiv \frac{Q'_C}{Q_H} = -\frac{Q_C}{Q_H} \Rightarrow Q'_C = Q_H f(\vartheta_H, \vartheta_C)$$

$$0 \leq f \leq 1$$



Toto je v p-V diag:



$$\log f(\vartheta_1, \vartheta_3) = \log f(\vartheta_1, \vartheta_2) + \log f(\vartheta_2, \vartheta_3) \quad / \frac{\partial}{\partial \vartheta_1}$$

$$\Rightarrow \frac{1}{f(1,3)} \frac{\partial f(1,3)}{\partial \vartheta_1} = \frac{1}{f(1,2)} \frac{\partial f(1,2)}{\partial \vartheta_1}$$

- LHS nezávisí na  $\vartheta_2$ , RHS na  $\vartheta_3$ , tedy  $\text{Replotg}$  je dle předtuu  
nezávislý (jedná se o podmínku že  $\vartheta_2 > \vartheta_3$ )

$$\Rightarrow f(\vartheta_i, \vartheta_j) = \alpha(\vartheta_i) \beta(\vartheta_j) < 1 \quad \vartheta_i > \vartheta_j$$

- zpět k původnímu stavu:

$$\alpha(\vartheta_1) \beta(\vartheta_3) = \alpha(\vartheta_1) \beta(\vartheta_2) \alpha(\vartheta_2) \beta(\vartheta_3)$$

$$\Rightarrow \alpha(\vartheta) = \beta(\vartheta)^{-1}$$

Rjehleji:

$$f(z_3) = \frac{f(1,3)}{f(1,2)} \quad \& \quad \vartheta_1 = 273,16 \text{ K}$$

$$\& T = 273,16 f(273,16, \vartheta)$$

$$\Rightarrow f(T_2, T_3) = \frac{T_3}{T_2}$$

$$\Rightarrow \gamma_R(\vartheta_H, \vartheta_c) = 1 - \frac{\beta(\vartheta_c)}{\beta(\vartheta_H)} = 1 - \frac{T_c}{T_H}$$

### ABSOULTNÍ TD. TEPLOTA T

- definována jednoznačně prostřednictvím účinnosti určitého stroje, bez referenze na konkrétní měřicí látku

- volba skupnice:  
1, referenčnímu stavu paralelně konkrétní reploter  $T_0$

Kelvin: rozdíl mezi  $\vartheta_0 = 0,1^\circ\text{C}$   $\Leftrightarrow T_0 = 273,16 \text{ K}$

$$2, \frac{T}{T_0} = 1 - \gamma_R(T, T_0) \Rightarrow T = T_0 (1 - \gamma_R(T, T_0)) \Rightarrow \Delta \vartheta = 1^\circ\text{C} \Leftrightarrow \Delta T = 1 \text{ K}$$

- pro  $T_0 > 0$  je  $T \geq 0$  ( $T \geq 0$  je tedy konsekvence)

- existuje absolutní mula - jednoznačně určený stav lázně, ke kterého již nelze čerpat žádnej reploter  
- stroje, které využívají lázně  $T=0$  jako odpočinku,  
mají 100% účinnost  
- absolutní mula je osou nedosahitelnou ( $\Leftarrow 3. TDZ$ )

- existuje záporné reploter:  $T_1 < 0, T_2 > 0 \Rightarrow ①$  je "repljet"  
(inversní populace - viz stat. fyzika)