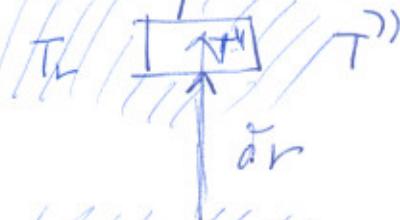
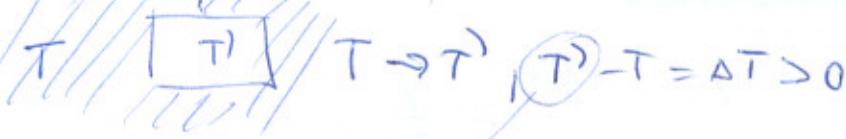


Konvekce

→ podmínka vzniku:



hmoty a tlak se vyrovnají
s okolím



$$T'' = T + \left(\frac{dT}{dr} \right)_{ad} dr = T + \Delta T + \left(\frac{dT}{dr} \right)_{ad} dr$$

teplota prostorového v koncovém místě:

$$T_r = T + \left(\frac{dT}{dr} \right)_{rad} dr$$

1. $T'' = T_r \rightarrow$ element splyne s okolím

2. $T'' \neq T_r \rightarrow$ element klese zpět, rovnováha
zahrnuje'

3. $T'' > T_r \rightarrow$ element pokračuje
→ konvekce

$$\text{tedy } \Delta T + \left(\frac{dT}{dr} \right)_{ad} dr > \left(\frac{dT}{dr} \right)_{rad} dr$$

$$\hookrightarrow \left(- \left(\frac{dT}{dr} \right)_{rad} \right) > \left(\frac{dT}{dr} \right)_{ad}$$

podmínka vzniku
konvektivní rovnováhy

rovnice
zahrnuje'
rovnováhy

↪ 1. veta termodynamická:

$$TdS = dU + PdV = dU - \frac{P}{\rho^2} d\rho$$

pocítatelné diferenčně, předpokládáme $d_{\text{ext}} = 0$

↓ vlivy
podmínka

$$dU = \left(\frac{\partial U}{\partial T}\right)_P dT + \left(\frac{\partial U}{\partial P}\right)_T dP$$

$$dP = \left(\frac{\partial P}{\partial T}\right)_P dT + \left(\frac{\partial P}{\partial P}\right)_T dP$$

dosadit do $TdS = \dots$

$$dS = \left(\frac{\partial U}{\partial T} - \frac{P}{\rho^2} \frac{\partial P}{\partial T}\right)_P \frac{dT}{T} + \left(\frac{\partial U}{\partial P} - \frac{P}{\rho^2} \frac{\partial P}{\partial P}\right)_T \frac{dP}{T}$$

... užívají diferenciál → zařízení z 2. derivací

$$\frac{\partial}{\partial P} \left[\frac{1}{T} \left(\frac{\partial U}{\partial T} - \frac{P}{\rho^2} \frac{\partial P}{\partial T} \right) \right] = \frac{\partial}{\partial T} \left[\frac{1}{T} \left(\frac{\partial U}{\partial P} - \frac{P}{\rho^2} \frac{\partial P}{\partial P} \right) \right]$$

$$\hookrightarrow \left(\frac{\partial U}{\partial P} \right)_T - \frac{P}{\rho^2} \left(\frac{\partial P}{\partial P} \right)_T = \frac{T}{\rho^2} \left(\frac{\partial P}{\partial T} \right)_P = \frac{1}{\rho} \left(\frac{\partial \ln \rho}{\partial \ln T} \right)_P$$

$$\text{zavedeme } \delta = - \left(\frac{\partial \ln \rho}{\partial \ln T} \right)_P$$

$$\Rightarrow TdS = dQ = \left[\left(\frac{\partial U}{\partial T} + \frac{P}{\rho T} \left(\frac{T}{\rho} \frac{\partial \delta}{\partial T} \right)_P \right) dT - \frac{\delta}{\rho} dP \right] = \\ = \cancel{\left[\left(\frac{\partial U}{\partial T} - \frac{P \delta}{\rho T} \right)_P dT - \frac{\delta}{\rho} dP \right]}$$

$$\left(c_p \right)_P = \left(\frac{\partial U}{\partial T} \right)_P + P \left(\frac{\partial V}{\partial T} \right)_P = \left(\frac{\partial U}{\partial T} \right)_P - \frac{P}{\rho^2} \left(\frac{\partial P}{\partial T} \right)_P = \\ = \left(\frac{\partial U}{\partial T} \right)_P - \frac{P \delta}{\rho T}$$

$$TdS = dQ = c_p dT - \frac{\delta}{\rho} dP$$

$$\text{expenze adiabatické} \Rightarrow dS = 0 \Rightarrow c_p dT = \frac{\delta}{\rho} dP$$

$$dT = \frac{\delta}{\rho c_p} dP$$

$$\text{a tedy } \left(\frac{dT}{dP} \right)_{\text{adi}} = \boxed{\frac{\delta}{c_p \rho} \frac{dP}{dR}}$$

s pomocí rovnice unif. strukturny:

$$\left(\frac{dT}{dR}\right)_{\text{rad}} = - \frac{3 \alpha \rho L}{16 \pi r^2 a c T^3}$$

$$\left(\frac{dT}{dr}\right)_{\text{ad}} = \frac{\delta 6 m}{c_p r^2}$$

dovedeme $\nabla = \frac{dT}{dP} = \frac{P}{T} \frac{dT}{dR} + \frac{P}{T} \left(\frac{\partial T}{\partial R} \right)_{\text{ad}} \frac{dr}{dP}$

$\Rightarrow \nabla_{\text{rad}} > \nabla_{\text{ad}}$ - nová podmínka rovnováhy

$$\nabla_{\text{rad}} = \frac{3 \alpha \rho L}{16 \pi a c 6 m T^4}$$

$$PV^\gamma = \text{konst}$$

$$\nabla_{\text{ad}} = \frac{\delta P}{c_p \delta T}$$

$$\left(\frac{c_p}{c_v}\right) = \gamma; c_p = c_v + R$$

$$\gamma = \frac{c_p}{c_p - R}$$

$$\gamma = \frac{\gamma R}{\gamma - 1} = \frac{\gamma}{\gamma - 1} R$$

↳ pětice energetické
zářivé rovnováhy:

$$\frac{dT}{dr} = - \frac{6 m T \delta P}{r^2 P} \nabla \rightarrow \nabla = \nabla_{\text{rad}} \quad v \text{ zářivé vlněvce}$$

$$\nabla = \nabla_{\text{ad}} \quad v \text{ konvektivní oblasti}$$

pokud i chemické změny:

$$\nabla_{\text{rad}} > \nabla_{\text{ad}} + \nabla_{\text{pw}}$$

$$\left(\frac{dpw}{dr}\right)_{\text{ad}} = 0 \rightarrow \text{adiabatický dlej nemá chemické složení}$$

$$\left(\frac{dpw}{dr}\right)_{\text{rad}} < 0 \rightarrow \text{změna chem. složení stabilizuje, protože}$$

$$\left(\frac{dT}{dr}\right)_{\text{rad}} < \left(\frac{dT}{dr}\right)_{\text{ad}} + \frac{T}{\delta P} \left(\frac{dpw}{dr}\right)_{\text{rad}} - \frac{T}{\delta P} \left(\frac{dpw}{dr}\right)_{\text{ad}}$$

Mixing-length theory

- transport energie konvekcie.

pohybova' rovnice:

$$\rho \frac{d^2\delta r}{dt^2} = -g \Delta \varphi =$$



$$= -g \left[\left(\frac{dp}{dr} \right)_{ad} - \left(\frac{dp}{dr} \right)_{iso} \right] \delta r =$$

$$= -g \varphi \left[\left(\frac{d \ln P}{dr} \right)_{ad} - \left(\frac{d \ln P}{dr} \right)_{iso} \right] \delta r = \cancel{\left(\frac{d \ln P}{dr} \right)_{ad}}$$

$$= \left| \varphi = \frac{\mu P}{RT}; \frac{d \mu}{dr} = 0 \Rightarrow \frac{dP}{dr} = \cancel{\left(\frac{\mu P}{RT} \frac{dP}{dr} \right)} - \frac{\mu P}{R} \frac{1}{T^2} \frac{dT}{dr} = \right. \\ \left. = - \frac{\mu P}{RT^2} \frac{(dT)}{d \ln P} \frac{d \ln P}{dr} \xrightarrow{\text{člen sloučit}} \text{vyrovnat} \right. \\ = - \rho \left(\frac{d \ln T}{d \ln P} \right) \frac{d \ln P}{dr} = - \frac{\rho}{RT} \left(\frac{d \ln T}{d \ln P} \right) \frac{d \ln P}{dr} = \\ = - \rho \left(\frac{d \ln T}{d \ln P} \right) \frac{d \ln P}{dr} \right| =$$

$$= -g \varphi \left[\left(\frac{d \ln T}{d \ln P} \right)_{ad} - \frac{d \ln T}{d \ln P} \right] \frac{1}{H_p} \delta r$$

$$H_p = - \frac{d \ln P}{dr}$$

$$\Rightarrow \frac{d^2 \delta r}{dt^2} = - \frac{g}{H_p} (\nabla_{ad} - \nabla) \delta r = - N^2 \delta r$$

\nwarrow Brunt-Väisälä

$$N^2 = \frac{g}{H_p} (\nabla_{ad} - \nabla)$$

$\mu \propto N^2 < 0 \rightarrow$ rostouci' režim \rightarrow konvektivní' nestabilita'

$N^2 > 0 \rightarrow$ oscilujici' režim \rightarrow konvektivni' stabilita'

$$\delta r \sim \sin(Nt)$$

\hookrightarrow g-mody

prevod:

$$\frac{d^2 \delta r}{dt^2} = -\frac{g}{H_p} (\nabla_{ad} - \nabla) \delta r \quad \left| \cdot \frac{d\delta r}{dt} \right.$$

$$\cancel{\text{X}} \ddot{x} \ddot{z} \ddot{B} \ddot{Z} \ddot{Z} \ddot{x} \quad (\ddot{x}^2)^* = 2 \dot{x} \ddot{x}$$

$$\dot{x}^2 = 2 \dot{x} \ddot{x}$$

$$\Rightarrow \cancel{\frac{d^2 \delta r}{dt^2}} \quad \frac{d}{dt} \left(\frac{d\delta r}{dt} \right)^2 = \frac{g}{H_p} (\nabla - \nabla_{ad}) \frac{d\delta r}{dt}^2 \quad \left| \int dt \right.$$

$$\Rightarrow \left(\frac{d\delta r}{dt} \right)^2 = \frac{g}{H_p} (\nabla - \nabla_{ad}) \delta r^2 \quad \left| \begin{array}{l} \\ \end{array} \right.$$

zavedeme „mixing-length“ \rightarrow element cestuje
bez porušení na vzdálenost l ; $\delta r = l/2$

$$\frac{d\delta r}{dt} = \bar{v} \quad \dots \text{kouvektivní rychlosť}$$

$$\Rightarrow \bar{v}^2 = \frac{g}{4H_p} (\nabla - \nabla_{ad}) l^2$$

tak energie kouvekcie:

$$F_C = \rho \bar{v}^3 = \rho \left[\frac{g}{4H_p} (\nabla - \nabla_{ad}) l^2 \right]^{3/2}$$

\checkmark kž $\nabla > \nabla_{ad}$, ale je u mälo, takže dost
na prenos toku energie \rightarrow rychlosť ale
male' \rightarrow efektívna kouvekcia

pod povrchem $\rightarrow \frac{df}{dr}$ ostrý pokles \rightarrow rychlosť
větrí, $\nabla \gg \nabla_{ad} \rightarrow$ rychlosť \sim rychlosť zruba

\rightarrow „superadiabatická zóna“

$$\boxed{l = \alpha H_p} \quad \text{definice; } \alpha \approx 1$$

Konvekce se zahrnuje ztrátami

během vystupu element vyžádá

$$\Rightarrow \nabla' \neq \nabla_{ad}$$

$$\Rightarrow \bar{N}^2 = \frac{g}{4H_p} (\nabla - \nabla') l^2$$

teplotní změna vystupujícího elementu:

$$\Delta T = \left[\left(\frac{dT}{dr} \right)' - \frac{dT}{dr} \right] dr$$

skutečná změna teploty v buňce
během vystupu

použijeme $\alpha = \frac{l}{H_p}$

tak konveta: $F_c = \underbrace{\Delta T}_{\substack{\text{energie} \\ \text{rychlost}}} \rho c_p \bar{N} *$

$$\Delta T = \left[\left(\frac{dT}{dr} \right)' - \frac{dT}{dr} \right] dr = (\nabla - \nabla') \frac{T dr}{H_p}$$

$$\nabla' = - H_p \frac{dT}{dr}$$

~~$\delta r = \frac{l}{2}$~~ $\delta r = \frac{l}{2}$ předpoklad: $\alpha = \frac{l}{H_p}$

$$\Rightarrow \Delta T = (\nabla - \nabla') \frac{T \alpha}{2}$$

$$\Rightarrow F_c = \underbrace{\alpha \rho c_p}_{\text{heat capacity}} N T (\nabla - \nabla') / 2$$

ztráty vystříhaním:

$$F_R = - \frac{16 \sigma T^3}{3 \alpha p} \frac{\Delta T}{l} = \frac{8 \alpha \sigma T^4}{3 \alpha p l} (\nabla' - \nabla)$$

d... zdalek, namí $\Delta T \rightarrow 0$

\sim rozmer buňky

$$= 2/6 =$$

\Rightarrow přenos energie do druhé adiabatiky a oddejí byl
tak adiabatiky:

$$F_C = F_C^{ad} + \overline{F}_e = \alpha \rho c_p v T (\nabla - \nabla_{ad}) / 2 + \underbrace{\alpha \rho c_p v T (\nabla_{ad} - \nabla) / 2}_{\text{okolík je přenos
větrný efektivní než
a přenos ad. podmínky}}$$

rovnováha: $F_R = F_C$

$$\Rightarrow \frac{8\sigma T^4}{3\rho c_p g H_p} (\nabla^2 - \nabla) = \cancel{\rho c_p} \nabla (\nabla_{ad} - \nabla)$$

$$v = \left[\frac{g}{4H_p} (\nabla - \nabla_{ad}) e^z \right]^{1/2}$$

rovnováha toku energie:

$$F_R + F_C = \frac{L_0}{4\pi r^2}$$

$$\Rightarrow \frac{16\sigma T^4}{3\rho c_p H_p} \nabla + \alpha \rho c_p T e \sqrt{\frac{g}{4H_p}} (\nabla - \nabla)^{3/2} = \frac{L_0}{4\pi r^2}$$

\downarrow dvě rovnice pro vyřešení ∇ a ∇'

Pozn.: často se zavádí parametr konvektivní stability (Ledouxův)

$$A^* \equiv \frac{1}{f} \frac{d \ln P}{d \ln r} - \frac{d \ln \rho}{d \ln r}$$

$A^* < 0 \rightarrow$ konvektivní nestabilita

Slunce - $\frac{dT}{dr}$ prudký ve vnitřních vrstvách

Slunce \rightarrow aby se udržel také tepelný (vT^3)

\rightarrow vznik konvekce