

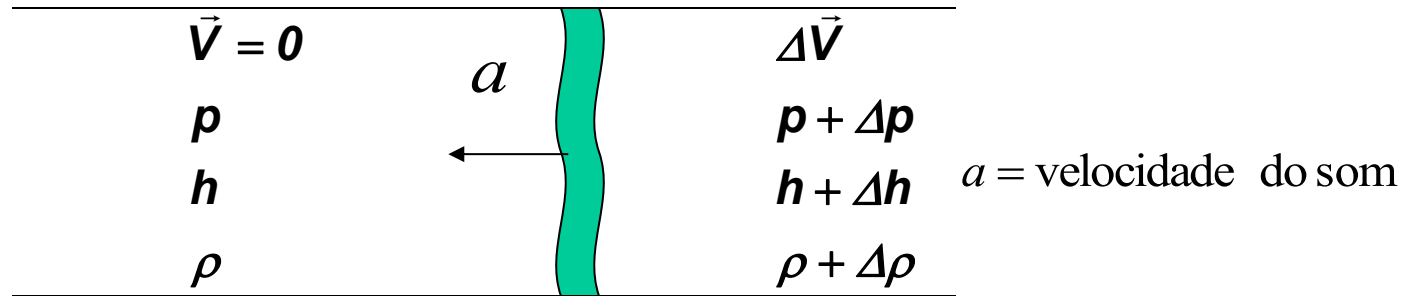
Escoamentos compressíveis

Revisão

Escoamento compressível

- Esc. Incomp. Subsônico $\Rightarrow M = \frac{V}{a} < 0.3$
- Esc. Comp. Subsônico $\Rightarrow 0.3 < M = \frac{V}{a} < 1$
- Esc. Comp. Supersônico $\Rightarrow M = \frac{V}{a} > 1$

- Velocidade do som e número de Mach



Conservação da massa: $\rho A a = (\rho + \Delta \rho) A (a - \Delta V)$

Conservação da QDM: $PA - (P + \Delta P)A = (\rho A a)(a - \Delta V - a)$

Segunda lei, processo isentrópico: $\frac{P}{\rho^\gamma} = cte$

Combinando as três equações: $a^2 = \lim_{\Delta \rightarrow 0} \left(\frac{\Delta p}{\Delta \rho} \right)_s$ **ou:** $a = \sqrt{\left(\frac{\partial p}{\partial \rho} \right)_s}$

Velocidade do som em gases ideais

Equação de estado: $\frac{p}{\rho} = RT$ Processo isentrópico: $p = \frac{p_1}{\rho_1^k} \rho^k$

Efetuando a derivada indicada: $\left(\frac{\partial p}{\partial \rho}\right)_s = \left(\frac{p_1}{\rho_1^k}\right) k \rho^{(k-1)} \frac{\rho}{\rho} = k \frac{p}{\rho}$

Obtém-se uma expressão para o cálculo da velocidade do som num gás ideal

$$a = \sqrt{k \frac{p}{\rho}} = \sqrt{kRT}$$

Número de Mach

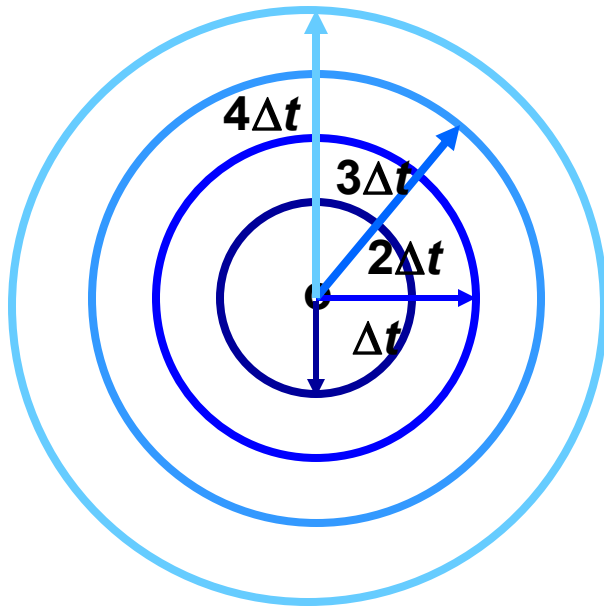
$$M = \frac{V}{a}$$

$M > 1$ escoamento supersônico

$M = 1$ sônico

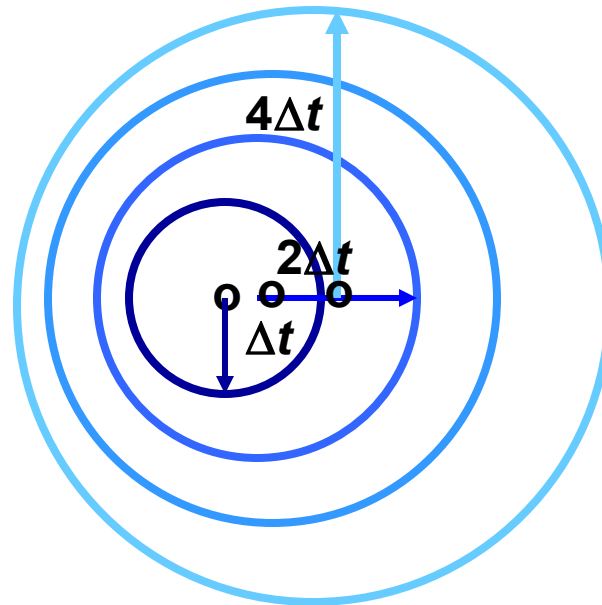
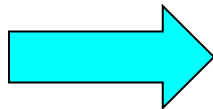
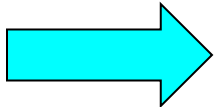
$M < 1$ escoamento subsônico

Propagação de uma onda elástica num gás



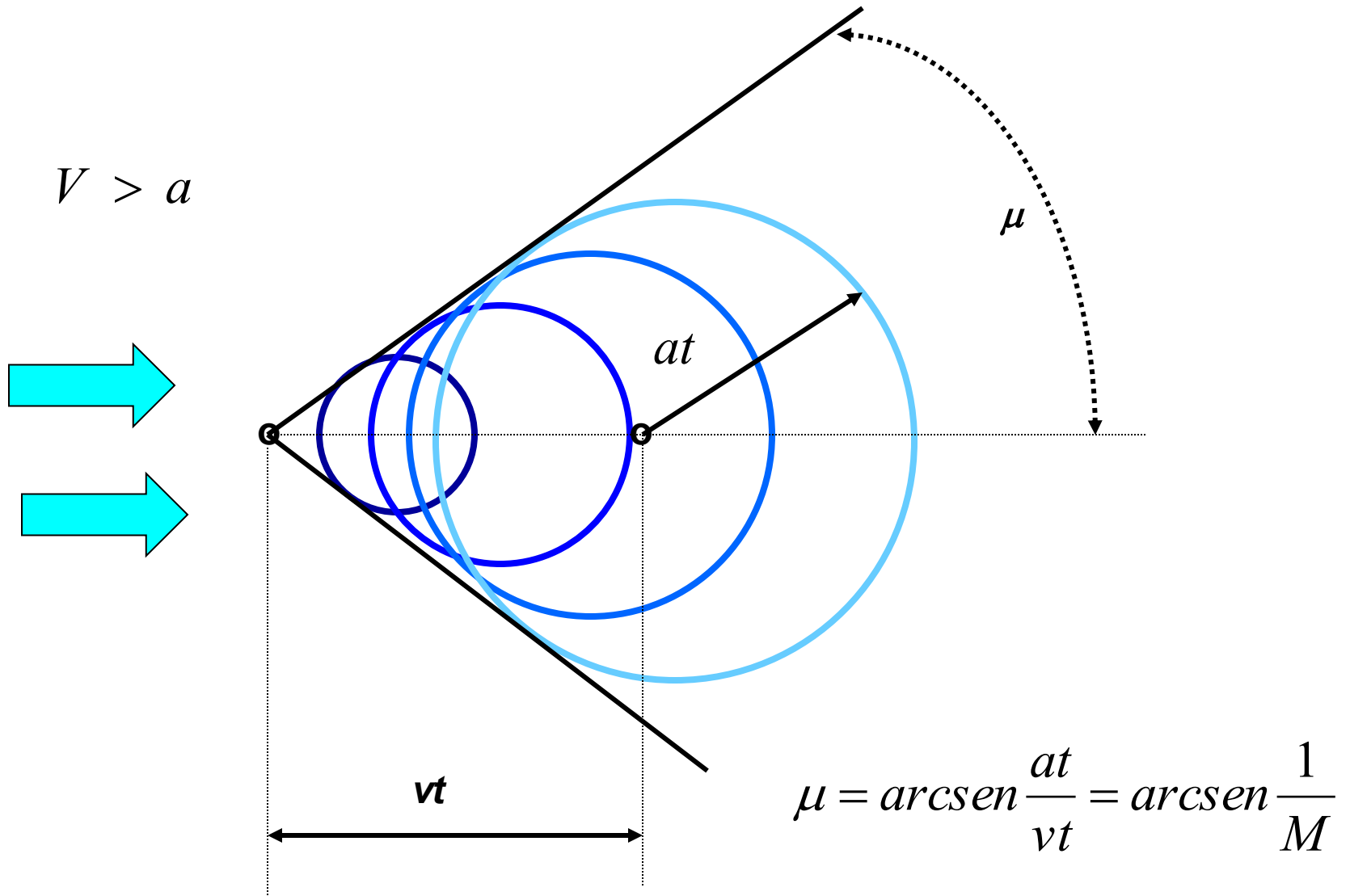
em repouso

$$V < a$$



em movimento

Propagação de uma onda elástica num gás : cone de Mach



Eqs. p/ s=cte, RP e gás perf.

- Continuidade $\rho_2 V_2 A_2 = \rho_1 V_1 A_1$

- Eq. s=cte $\frac{P_2}{\rho_2^\gamma} = \frac{P_1}{\rho_1^\gamma}$

- Eq. Energia $\frac{\gamma}{\gamma-1} \frac{P_2}{\rho_2} + \frac{V_2^2}{2} = \frac{\gamma}{\gamma-1} \frac{P_1}{\rho_1} + \frac{V_1^2}{2}$

$$\frac{a_2^2}{\gamma-1} + \frac{V_2^2}{2} = \frac{a_1^2}{\gamma-1} + \frac{V_1^2}{2}$$

- Eq. Estado $P = \rho RT$

Estado de Estagnação

-> Fluido trazido adiabaticamente até o repouso ($V=0$)

-> Índice “t” ou “0”

-> Estado de referência

Entalpia de estagnação:
$$h_0 = c_p T_0 = c_p T + \frac{V^2}{2}$$

Temperatura de estagnação:
$$T_0 = T + \frac{V^2}{2c_p}$$

$$c_p = \frac{\gamma R}{(\gamma - 1)} \quad a = \sqrt{\gamma R T}$$

$$\frac{T_0}{T} = 1 + \frac{(\gamma - 1)}{2} M^2$$

Estado de Estagnação

Temperatura de estagnação: $\frac{T_0}{T} = 1 + \frac{(\gamma - 1)}{2} M^2$

Velocidade do som na estagnação: $a \sim T^{1/2} \rightarrow \frac{a_0}{a} = \left[1 + \frac{(\gamma - 1)}{2} M^2 \right]^{1/2}$

Pressão de estagnação (s = cte): $\frac{p_0}{p} = \left(\frac{T_0}{T} \right)^{\gamma/(\gamma-1)} \rightarrow \frac{p_0}{p} = \left[1 + \frac{(\gamma - 1)}{2} M^2 \right]^{\gamma/(\gamma-1)}$

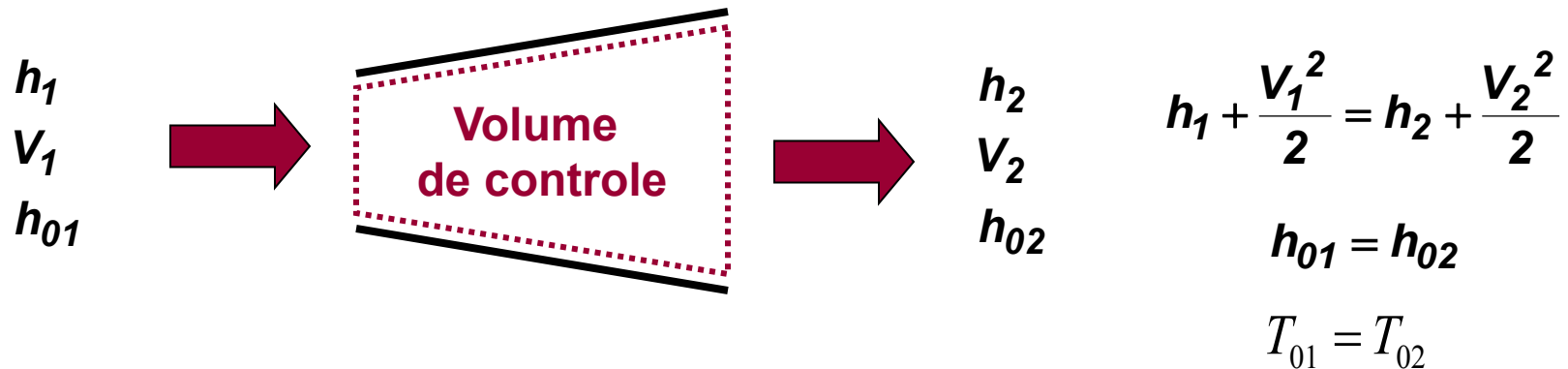
Variação da densidade na estagnação (s=cte): $\frac{\rho_0}{\rho} = \left(\frac{T_0}{T} \right)^{1/(\gamma-1)} \rightarrow \frac{\rho_0}{\rho} = \left[1 + \frac{(\gamma - 1)}{2} M^2 \right]^{1/(\gamma-1)}$

- **Propriedades na estagnação**

Entalpia: $h = u + p\nu$

Entalpia de estagnação: $h_0 = h + \frac{V^2}{2}$

Escoamento num duto adiabático : conservação da energia



E, se além disso for isentrópico: $P_{01} = P_{02}$

Estado Crítico

-> Condições de escoamento sônico (M=1)

-> Índice *

-> Estado de referência

Temperatura crítica:

$$\frac{T_*}{T_0} = \frac{2}{\gamma + 1}$$

Pressão crítica:

$$\frac{p_*}{p_0} = \left[\frac{2}{\gamma + 1} \right]^{\gamma/(\gamma-1)}$$

Variação da densidade crítica:

$$\frac{\rho_*}{\rho_0} = \left[\frac{2}{\gamma + 1} \right]^{1/(\gamma-1)}$$

**Velocidade do som
Nas cond. críticas:**

$$\frac{a_*}{a_0} = \left[\frac{2}{(\gamma + 1)} \right]^{1/2}$$

• Escoamento isentrópico unidimensional

Variação da velocidade do fluido com a seção da tubulação

Conservação da massa, num escoamento **em regime permanente**:

$$\rho AV = \text{vazão}$$

Diferenciando em relação à x e dividindo pela vazão:

$$\frac{1}{\rho} \frac{\partial \rho}{\partial x} + \frac{1}{A} \frac{\partial A}{\partial x} + \frac{1}{V} \frac{\partial V}{\partial x} = 0$$

Vel. som $a^2 = \frac{\partial P}{\partial \rho}$

QDM1-D isentrópico: $\frac{1}{\rho} \frac{\partial P}{\partial x} + V \frac{\partial V}{\partial x} = 0$

Substituindo na equação diferencial de conservação da massa:

$$\frac{1}{A} \frac{dA}{dx} = \frac{P}{\rho} \frac{dP}{dx} \left(\frac{1}{V^2} - \frac{d\rho}{dp} \right)$$

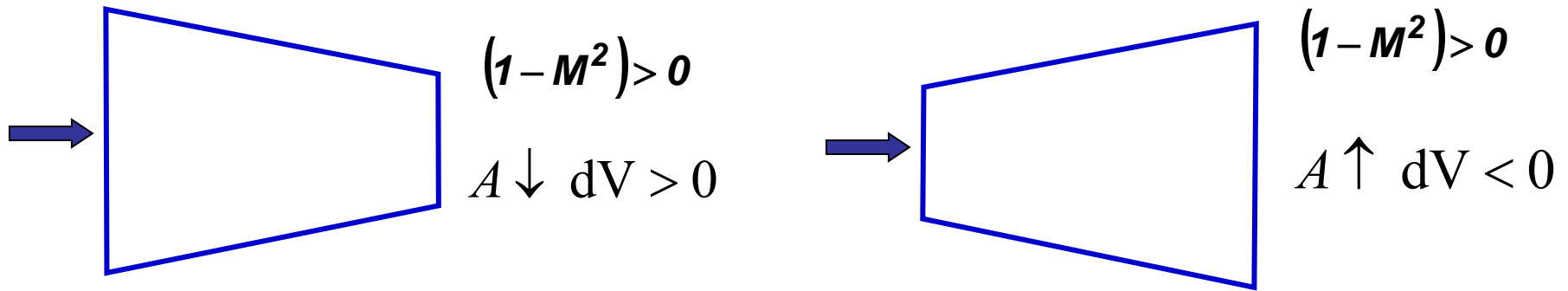
Ou:

$$\frac{1}{A} \frac{dA}{dx} = -\frac{1}{V} \frac{dV}{dx} (1 - M^2)$$

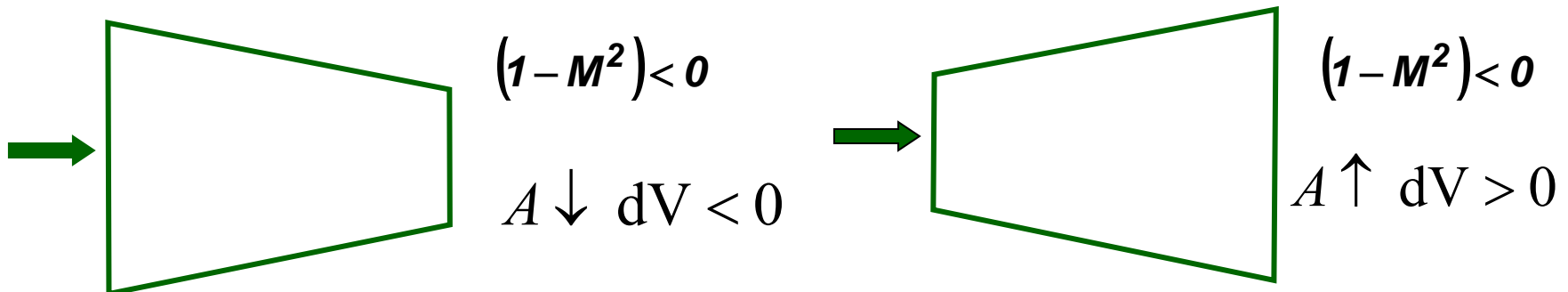
Variação da velocidade do fluido com a seção da tubulação

$$\frac{1}{A} \frac{dA}{dx} = -\frac{1}{V} \frac{dV}{dx} (1 - M^2)$$

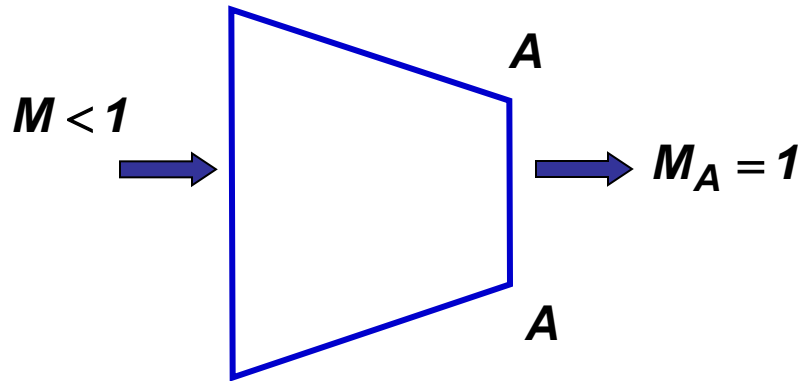
Para escoamento subsônico $M < 1$



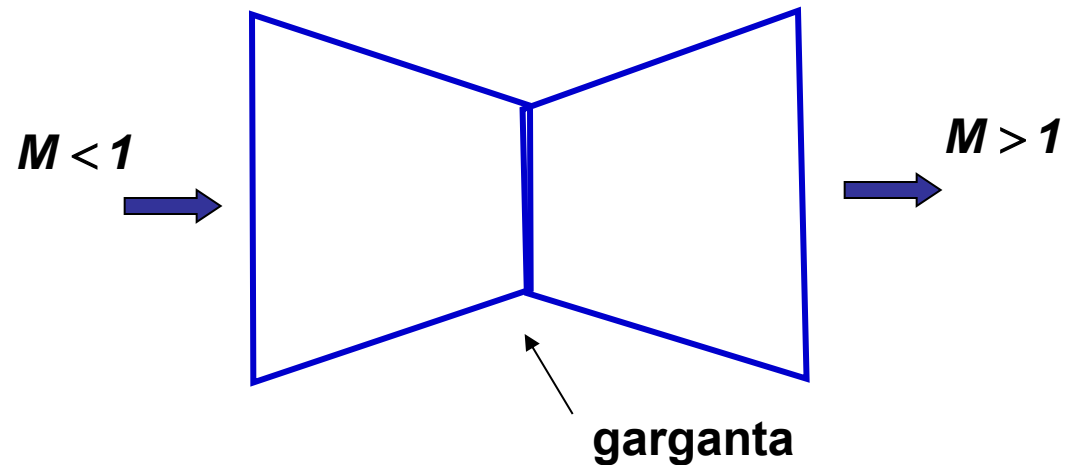
Para escoamento supersônico $M > 1$



Caso em que $M=1$ é atingido no final do duto:



A solução para continuar acelerando o fluido é fazer um duto convergente - divergente:



Ma	p/p_0	ρ/ρ_0	T/T_0	A/A^*
0.0	1.0	1.0	1.0	∞
0.02	0.9997	0.9998	0.9999	28,9421
0.04	0.9989	0.9992	0.9997	14,4815
0.06	0.9975	0.9982	0.9993	9,6659
0.08	0.9955	0.9968	0.9987	7,2616
0.1	0.9930	0.9950	0.9980	5,8218
0.12	0.9900	0.9928	0.9971	4,8643
0.14	0.9864	0.9903	0.9961	4,1824
0.16	0.9823	0.9873	0.9949	3,6727
0.18	0.9776	0.9840	0.9936	3,2779
0.2	0.9725	0.9803	0.9921	2,9635
0.22	0.9668	0.9762	0.9904	2,7076
0.24	0.9607	0.9718	0.9886	2,4956
0.26	0.9541	0.9670	0.9867	2,3173
0.28	0.9470	0.9619	0.9846	2,1656
0.3	0.9395	0.9564	0.9823	2,0351
0.32	0.9315	0.9506	0.9799	1,9219
0.34	0.9231	0.9445	0.9774	1,8229
0.36	0.9143	0.9380	0.9747	1,7358
0.38	0.9052	0.9313	0.9719	1,6587
0.4	0.8956	0.9243	0.9690	1,5901
0.42	0.8857	0.9170	0.9659	1,5289
0.44	0.8755	0.9094	0.9627	1,4740
0.46	0.8650	0.9016	0.9594	1,4246
0.48	0.8541	0.8935	0.9559	1,3801
0.5	0.8430	0.8852	0.9524	1,3398
0.52	0.8317	0.8766	0.9487	1,3034
0.54	0.8201	0.8679	0.9449	1,2703
0.56	0.8082	0.8589	0.9410	1,2403
0.58	0.7962	0.8498	0.9370	1,2130
0.6	0.7840	0.8405	0.9328	1,1882

Ma	p/p_0	ρ/ρ_0	T/T_0	A/A^*	Ma	p/p_0	ρ/ρ_0	T/T_0	A/A^*
0.00	1.0000	1.0000	1.0000	∞	2.10	0.1094	0.2058	0.5313	1.8369
0.10	0.9930	0.9950	0.9980	5.8218	2.20	0.0935	0.1841	0.5081	2.0050
0.20	0.9725	0.9803	0.9921	2.9635	2.30	0.0800	0.1646	0.4859	2.1931
0.30	0.9395	0.9564	0.9823	2.0351	2.40	0.0684	0.1472	0.4647	2.4031
0.40	0.8956	0.9243	0.9690	1.5901	2.50	0.0585	0.1317	0.4444	2.6367
0.50	0.8430	0.8852	0.9524	1.3398	2.60	0.0501	0.1179	0.4252	2.8960
0.60	0.7840	0.8405	0.9328	1.1882	2.70	0.0430	0.1056	0.4068	3.1830
0.70	0.7209	0.7916	0.9107	1.0944	2.80	0.0368	0.0946	0.3894	3.5001
0.80	0.6560	0.7400	0.8865	1.0382	2.90	0.0317	0.0849	0.3729	3.8498
0.90	0.5913	0.6870	0.8606	1.0089	3.00	0.0272	0.0762	0.3571	4.2346
1.00	0.5283	0.6339	0.8333	1.0000	3.10	0.0234	0.0685	0.3422	4.6573
1.10	0.4684	0.5817	0.8052	1.0079	3.20	0.0202	0.0617	0.3281	5.1210
1.20	0.4124	0.5311	0.7764	1.0304	3.30	0.0175	0.0555	0.3147	5.6286
1.30	0.3609	0.4829	0.7474	1.0663	3.40	0.0151	0.0501	0.3019	6.1837
1.40	0.3142	0.4374	0.7184	1.1149	3.50	0.0131	0.0452	0.2899	6.7896
1.50	0.2724	0.3950	0.6897	1.1762	3.60	0.0114	0.0409	0.2784	7.4501
1.60	0.2353	0.3557	0.6614	1.2502	3.70	0.0099	0.0370	0.2675	8.1691
1.70	0.2026	0.3197	0.6337	1.3376	3.80	0.0086	0.0335	0.2572	8.9506
1.80	0.1740	0.2868	0.6068	1.4390	3.90	0.0075	0.0304	0.2474	9.7990
1.90	0.1492	0.2570	0.5807	1.5553	4.00	0.0066	0.0277	0.2381	10.7188
2.00	0.1278	0.2300	0.5556	1.6875					

Questão

Um reservatório contém ar a 10^6 Pa e o descarrega isentropicamente em um ambiente a 10^5 Pa. Qual é o número de Mach na saída?

Questão

Dadas as medições de pressão e temperatura de estagnação e de pressão estática da figura, calcule a velocidade do ar V admitindo: (a) escoamento incompressível; (b) escoamento compressível

