★ نکات دیاگرام مودی :

الف) ناحیه‌ی جریان آرام ← سمت چپ دیاگرام – در این ناحیه ضریب f متکی به عدد Re و وابسته – شامل اعداد Re کمتر از ۲۰۰۰

ب) " جریان عبوری ← ناحیه‌ی بحرانی – اعداد بین Re بین ۲۰۰۰ و ۴۰۰۰ – جریان ناپایدار – بستگی به آشفتگی – f در این ناحیه تابع Re و زبری نسبی

ج) ناحیه‌ی جریان آشفته ← Re >> از ۴۰۰۰ به بعد شروع می‌شود و شامل منطقه‌ی زیر است :

الف) ناحیه‌ی لوله‌ی صاف جریان ← f به Re وابسته است و رابطه‌ای عکس با آن دارد – $Re < 10^5$

ب) ناحیه‌ی لوله‌ی زبر جریان ← ناحیه‌ی کاملاً آشفته لوله‌ی زبر یا ناحیه‌ی لوله‌ی کاملاً زبر جریان نام دارد

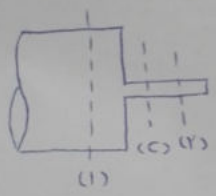
f در این ناحیه متکی به زبری نسبی وابسته است .

ج) ناحیه‌ی انتقال جریان ← بین دو ناحیه‌ی قبلی – رابطه‌ی عکس بین f و Re – f به هردو کمیت Re و زبری نسبی وابسته است .

★ هرچه Re بیشتر شود ، زیرلایه‌ی نوع نازک‌تری شود .

★ نیروی اصطکاک در واحد طول لوله‌ی افقی ← $F_f = \tau_0 \pi D L$

★ افت مومنتی در اثر انبساط ناگهانی مقطع :



$$\Delta H_c = \frac{(V_1 - V_2)^2}{2g}$$

★ افت انرژی در لوله‌ها ←

$$\Delta H = \left(f \frac{L}{D} + \sum k_m\right) \frac{V^2}{2g}$$

$$\sum k_m = k_{in} + k_{out}$$

★ در لوله‌های سری اگر یکی لوله با مشخصات f_1, L_1, D_1 به صورت سری به لوله‌ی با f_2, L_2, D_2 وصل شود و بخواهیم لوله‌ی اول را با یک طول معادل برحسب لوله‌ی دوم مدل کنیم ←

$$\Delta H_{T(1)} = \Delta H_{T(e_2)} \longrightarrow \frac{f_1 L_1 Q^2}{12{,}1 D_1^5} = \frac{f_2 L_e Q^2}{12{,}1 D_2^5}$$

★ و همچنین در لوله‌های سری داریم (به صورت معادل) ←

$$\Delta H_{T(1)} + \Delta H_{T(2)} = \Delta H_{T(e_1)}$$

↳ معادل سازی بر اساس لوله‌ی اول

★ برای تعیین دبی عبوری از دو صفحه‌ی موازی ثابت از معادله‌ی سرعت $u = u_t\left(\frac{y}{H}\right) - \frac{1}{2\mu} \frac{d(P+\gamma H)}{ds} (Hy - y^2)$ نسبت به y انتگرال می‌گیریم و اگر تنش برشی در سیال را بخواهیم از $\tau = \mu \frac{du}{dy}$ استفاده می‌کنیم .

★ $\frac{dh}{ds} = -\sin\theta$