

آزمایشگاه ( $V_m$ ) چقدر است:

باید عملکرد یک همزن بزرگ صنعتی را در شرایط عملیاتی مختلف تخمین بزنیم. برای بدست آوردن داده‌های مورد نیاز، آزمایشی بر روی یک مدل آزمایشگاهی کوچکتر انجام داده و به این نتیجه می‌رسیم که توان مورد نیاز برای همزن ( $P$ ) به عوامل زیر بستگی دارد:

### فصل دوم: آنالیز ابعادی و تغییر مقیاس

۵۷

قطر تانک ( $D$ )، قطر پره ( $d$ )، سرعت چرخش پره ( $N$ )، چگالی سیال ( $\rho$ ) و ویسکوزیته سیال ( $\mu$ ).

(الف) حداقل تعداد ابعاد اصلی و گروه‌های بدون بعد را که بتوان رابطه این متغیرها را با آنها تعریف کرد، تعیین کنید.

(ب) گروه‌های مناسبی را که در آنها  $N$ ،  $D$  فقط در یک گروه ظاهر شود، پیدا کنید. یک یا چند گروه را بصورت گروه‌های متداولی که در سیستم‌های دیگر در نظر گرفته می‌شود، تعریف کنید.

(پ) می‌خواهیم توان لازم برای یک همزن با تانکی به قطر ۶ft، پره‌ای به قطر ۳ft و با سرعت ۱۰ rpm را برای وقتی که سیال داخل آن دارای ویسکوزیته ۲۵cP و چگالی ویژه ۰٫۸۵ است، حساب کنیم. برای انجام این کار از یک مدل آزمایشگاهی که پره‌ای با قطر ۱۰in دارد استفاده می‌کنیم. تنها سیال مناسب در آزمایشگاه دارای ویسکوزیته ۱۵cP و چگالی ویژه ۰٫۷۵ است. آیا این سیال می‌تواند برای آزمایش به کار رود؟ توضیح دهید.

(ت) اگر از این سیال استفاده کنیم، قطر تانک و سرعت پره چقدر باید باشد؟

(ث) با مدل آزمایشگاهی و تحت شرایط مناسب، توانی معادل ۱۵۰W برای همزن لازم

است. توان مورد نیاز برای همزن اصلی در شرایط واحد صنعتی چقدر است؟

۲۸- وقتی که یک مخزن روباز با یک پره همزده می‌شود، در اطراف محور گرداب تشکیل

می‌شود. در این حالت، مایع باعث

$$F = ma$$

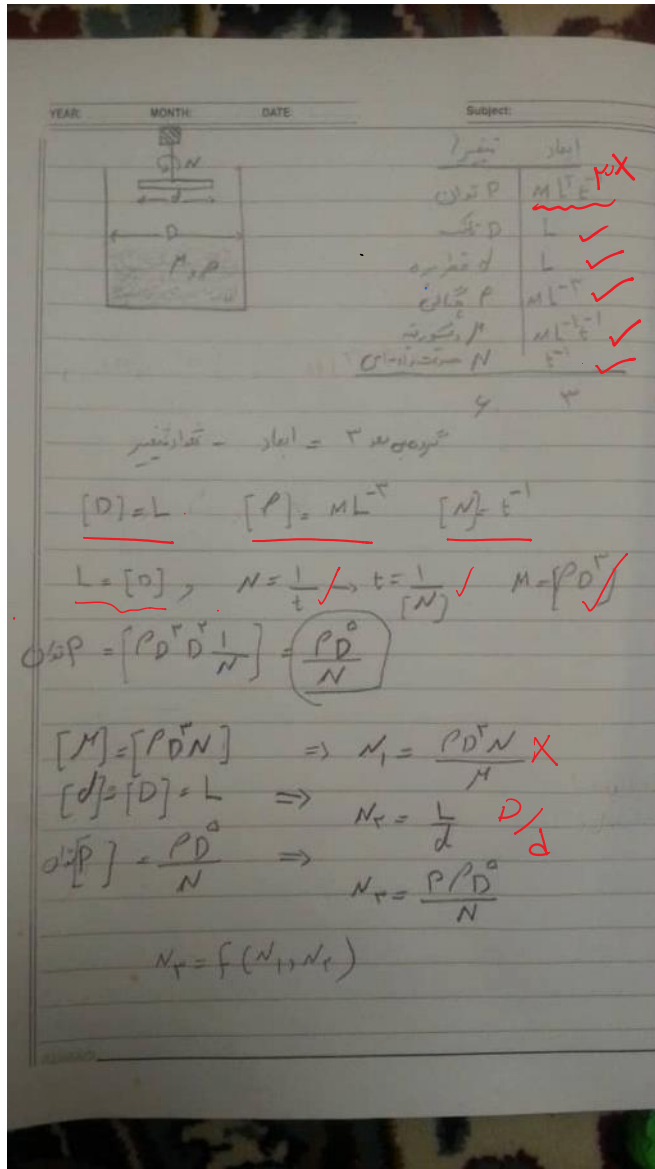
$$[F] = \frac{M \cdot L}{t^2}$$

$$[M] = ML^{-1}t^{-1} = \frac{M}{Lt}$$

$$[M] = \left[ \frac{\rho D^3 N}{D} \right]$$

$$[M] = [\rho D^3 N]$$

$$\frac{\rho D^3 N}{M}$$



$$P = F \cdot v = \frac{E}{t} = \frac{F \cdot x}{t} = F \cdot v$$

$$P = F \cdot v \rightarrow [P] = [F] \left[ \frac{L}{t} \right]$$

$$P = \left[ \frac{ML}{t^2} \cdot \frac{L}{t} \right] = \frac{ML^2}{t^3}$$

$$[P] = ML^2 t^{-3}$$

$$P = \frac{W}{\Delta t} = \frac{F \cdot x}{\Delta t}$$

$$[P] = \frac{[F] \cdot [x]}{[\Delta t]}$$

$$= \frac{F \cdot L}{t} = \frac{ML}{t^2} \cdot \frac{L}{t} = \frac{ML^2}{t^3}$$

$$[F] = [m] \cdot [a] = [M] \cdot \left[ \frac{L}{t^2} \right] = \frac{ML}{t^2} = MLt^{-2}$$

$$\Rightarrow [P] = F \cdot Lt^{-1} = MLt^{-2} \cdot Lt^{-1} = \underline{ML^2 t^{-3}}$$

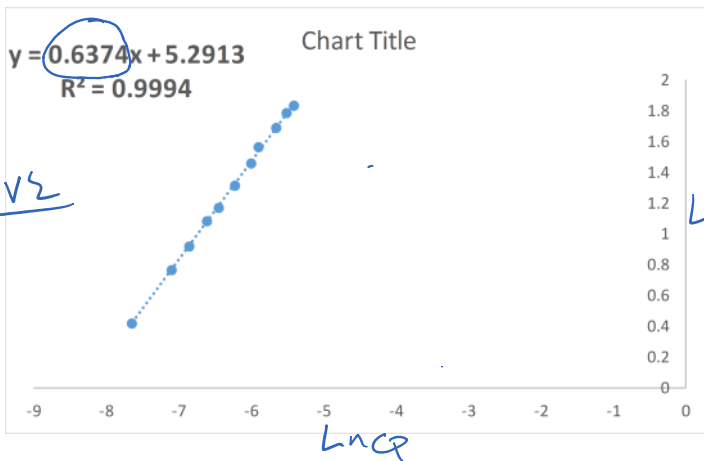
The following data were obtained for a 5% aqueous polymer solution in a horizontal pipe of 42 mm internal diameter. The pressure difference was measured by two pressure transducers mounted 63 cm apart in the middle section of the pipe so that end effects are negligible.

V (m/s)	3.28	2.96	2.56	2.01	1.8	1.43	1.15	0.98	0.77	0.60	0.35
$-\Delta P$ (kPa)	6.28	6.00	5.44	4.80	4.32	3.74	3.25	2.96	2.53	2.16	1.53

Obtain the true shear stress–shear rate data for this polymer solution.

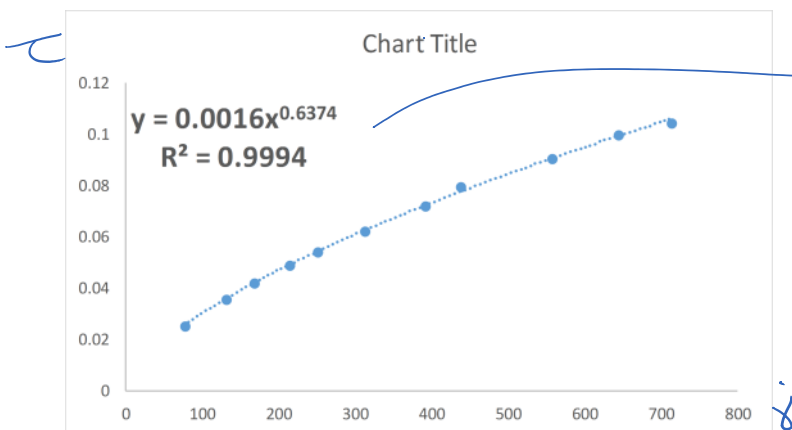
یک نوع پلیمری در یک کوسه جری که طول آن ۴۲mm است و دانه های زیر در آن اندازه گیری شده است. اختلاف منی در طول لوم (نقطه در سطح دانه) ربع، فاصله (L=45um) اندازه گیری شده است.

$\tau$	Q	$\Delta p$	$\ln Q$	$\ln \Delta p$	$\delta$	$\tau$	$\gamma$
--------	---	------------	---------	----------------	----------	--------	----------



بیل غیر یونیفرم است  $n \neq 1 \rightarrow$

$n = 0.45$



$\tau = 0.0016 \delta^{0.45}$

رابطه ویکوزیه بارما

زودر

$\mu \downarrow$   
کامن

$T \uparrow$

ما یات

$$\mu = a T^\alpha$$

$$\mu = a \exp(KT)$$

$\mu \uparrow$

$T \uparrow$

بازها