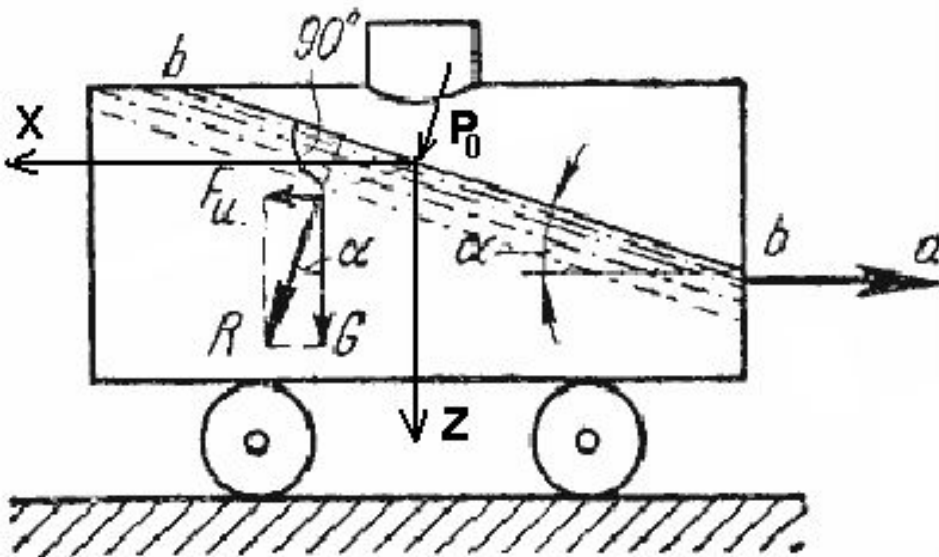


# ОТНОСИТЕЛЬНЫЙ ПОКОЙ ЖИДКОСТИ

Под относительным покоем понимается такое состояние, при котором в движущейся жидкости отдельные частицы не смещаются одна относительно другой. При этом жидкость перемещается как твердое тело. Для этого состояния характерно постоянство формы объема жидкости. Рассматриваемая масса жидкости будет неподвижна в координатной системе, связанной с движущимся резервуаром.

На жидкость, находящуюся в относительном покое, действуют массовые силы (силы тяжести и силы инерции переносного движения), а из поверхностных – силы давления.

## Относительный покой при прямолинейном движении



Цистерна движется по горизонтальному пути с постоянным ускорением  $a$ .

Поверхность уровня жидкости  $b$  --  $b$ .

К каждой частице жидкости массы  $m$  должны быть в этом случае приложены ее вес  $\mathbf{G} = m\mathbf{g}$  и сила инерции  $\mathbf{Fu}$ , равная по величине  $m\mathbf{a}$ . Равнодействующая этих сил направлена к вертикали под углом  $\alpha$ ,

Воспользуемся дифференциальным уравнением покоящейся жидкости.

$$dP = \rho \cdot (Xdx + Ydy + Zdz)$$

$X, Y, Z$  проекции единичных массовых сил на соответствующие оси.

$$Z = \frac{G}{m} = g \quad Y = 0 \quad X = \frac{F_{И}}{m} = a.$$

$$dP = \rho \cdot (adx + gdz)$$

Находим давление, проводя интегрирование

$$P = \rho \cdot ax + \rho \cdot gz + C \quad \Gamma, \text{ У. } \text{---}x=x_0 \quad z=z_0 \quad P=P_0$$

$$C = P_0 - \rho \cdot ax_0 - \rho \cdot gz_0 \quad P = P_0 + \rho a(x - x_0) + \rho g(z - z_0)$$

При  $P = \text{const}$  получим поверхность равного давления.

Расположим начало координат на свободной поверхности.  $X_0=0$   $Z_0=0$   $P_0=P_a$

Давление на поверхности  $P=P_a$

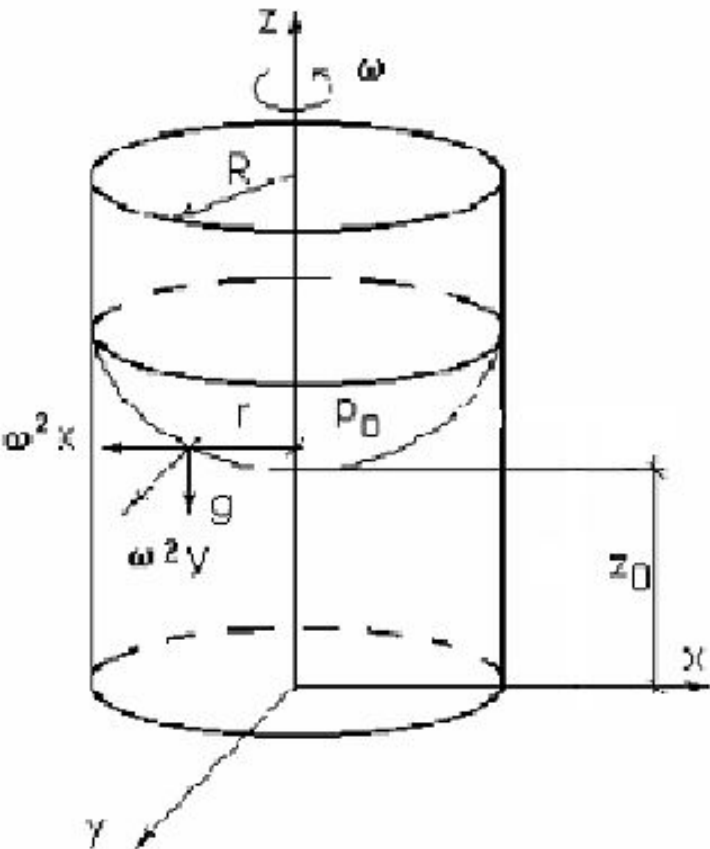
Уравнение свободной поверхности будет уравнением прямой линии:

$$ax + gz = 0 \quad z = -\frac{a}{g}x \quad \operatorname{tg}\alpha = \frac{a}{g}$$

Где располагается загрузочный люк?

## Относительный покой при вращении вокруг вертикальной оси

рассмотрим часто встречающийся в практике случай относительного покоя жидкости во вращающихся сосудах (например, в сепараторах и центрифугах, применяемых для разделения жидкостей). В этом случае на любую частицу жидкости при ее относительном равновесии действуют массовые силы: сила тяжести  $\mathbf{G} = m\mathbf{g}$  и центробежная сила  $\mathbf{F}_u = m\omega^2\mathbf{r}$ , где  $r$  - расстояние частицы от оси вращения, а  $\omega$  - угловая скорость вращения сосуда.



$$X = \omega^2 \cdot x; \quad Y = \omega^2 \cdot y; \quad Z = -g;$$

Дифференциальное уравнение примет вид:

$$dP = \rho \cdot (\omega^2 x dx + \omega^2 y dy - g dz)$$

$$\frac{dP}{\rho} = \omega^2 x dx + \omega^2 y dy - g dz$$

Интегрируем

$$\frac{P}{\rho} = \omega^2 \frac{x^2}{2} + \omega^2 \frac{y^2}{2} - gz + C$$

Для упрощения выкладок переносим начало координат по вертикали на поверхность жидкости. Г, У. ---  $x=0$   $y=0$   $z=0$   $P=P_a$

Находим постоянную интегрирования

$$C = \frac{P_a}{\rho}$$

Уравнение распределения давления в жидкости

$$\frac{P - P_a}{\rho} = \frac{\omega^2}{2} (x^2 + y^2) - gz$$

Уравнение свободной поверхности получим, приняв  $P=P_a$   $z = \frac{\omega^2}{2g} (x^2 + y^2)$

Что это за поверхность? Найдем максимальный подъем уровня. При  $x=R$ ,  $y=0$

$$z_{\max} = \frac{\omega^2}{2g} R^2$$