

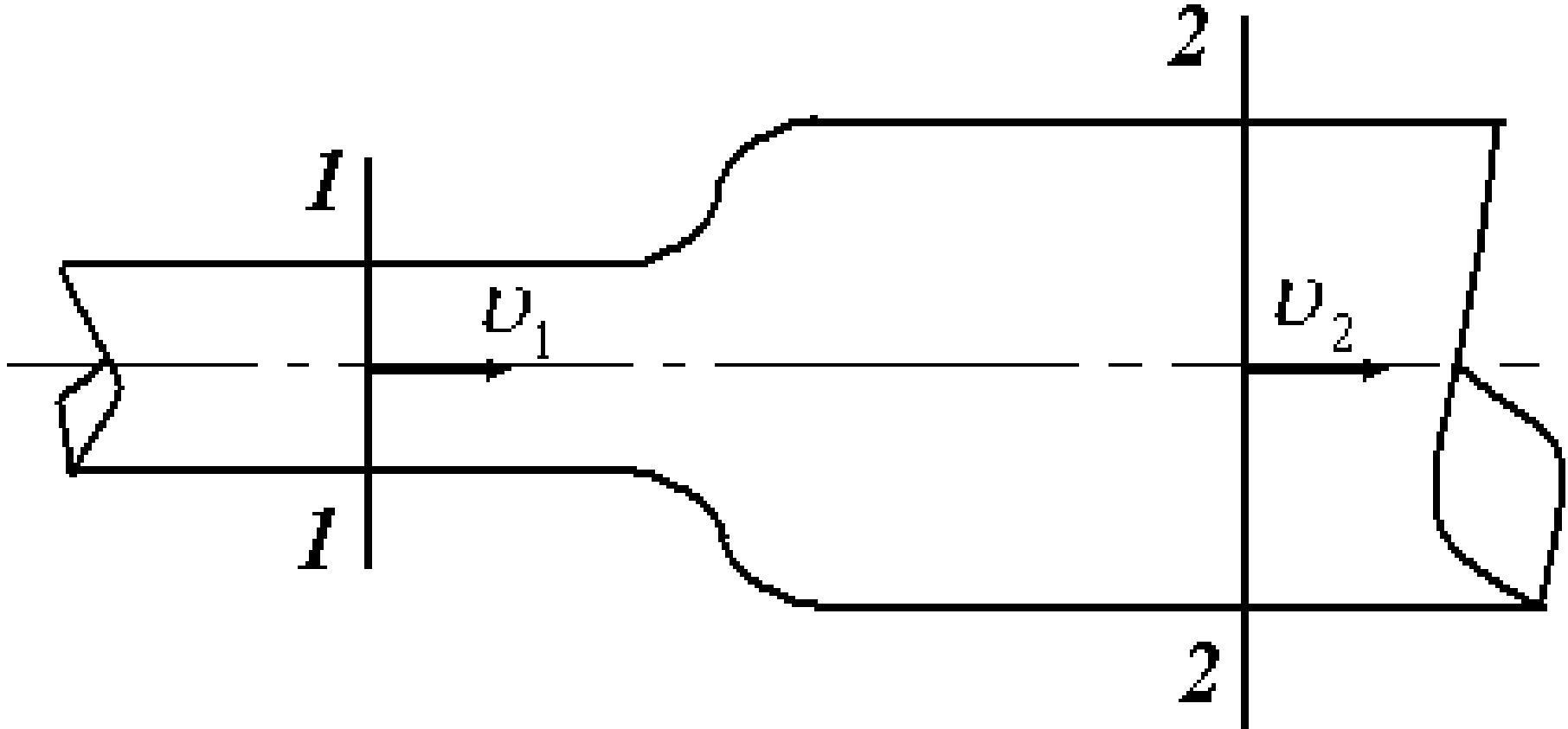
**Мавзу: Идеал суюкликнинг элементар оқим найчаси учун  
Д.Бернулли тенгламаси.**

Маъruzachi

асс Д.Аллаёров

**СУЮҚЛИКНИНГ БАРҚАРОР  
ҲАРАКАТИ УЧУН УЗИЛМАСЛИК  
(УЗЛУКСИЗЛИК) ТЕНГЛАМАСИ**

# Узилмаслик тенгламасини чиқаришга доир



Оқим учун узилмаслик тенгламасини келтириб чиқаришимиз учун қуидаги ифодани юзалар бүйича интеграллар билан алмаштирамиз:

$$u_1 d\omega_1 = u_2 d\omega_2$$

Бу ердан  $\vartheta_1 \omega_1 = \vartheta_2 \omega_2$

ёки  $\vartheta_1 \omega_1 = \vartheta_2 \omega_2 = \vartheta_3 \omega_3 = \dots \vartheta_n \omega_n = const$

Бу ифодага **оқим учун узилмаслик тенгламаси дейилади.**

ҳаракатнинг барқарорлигидан келиб  
чиқиб, қуийдаги ифодани ёзиш  
мумкин:

$$\frac{v_1}{v_2} = \frac{\omega_1}{\omega_2}$$

**Яъни, оқимнинг ўртача  
тезлиги ҳаракат кесимига  
тескари пропорционалдир.**

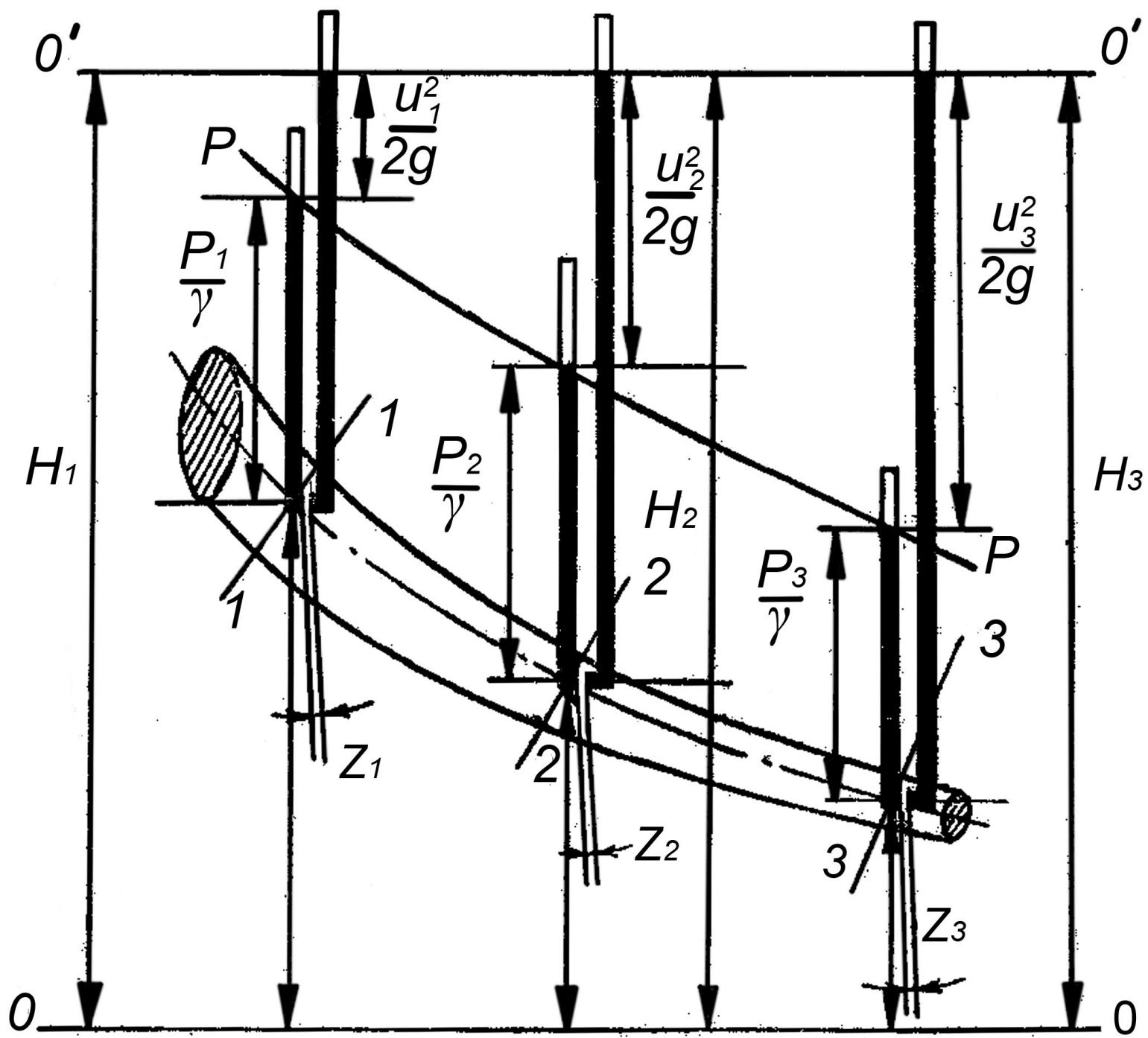
# Мавзу: Идеал суюкликинг элементар оқим найчаси учун

**Д.Бернулли тенгламаси.** Д.Бернулли тенгламаси. Д.Бернулли тенгламасидаги учала хадларининг маъноси (геометрик, энергетик).

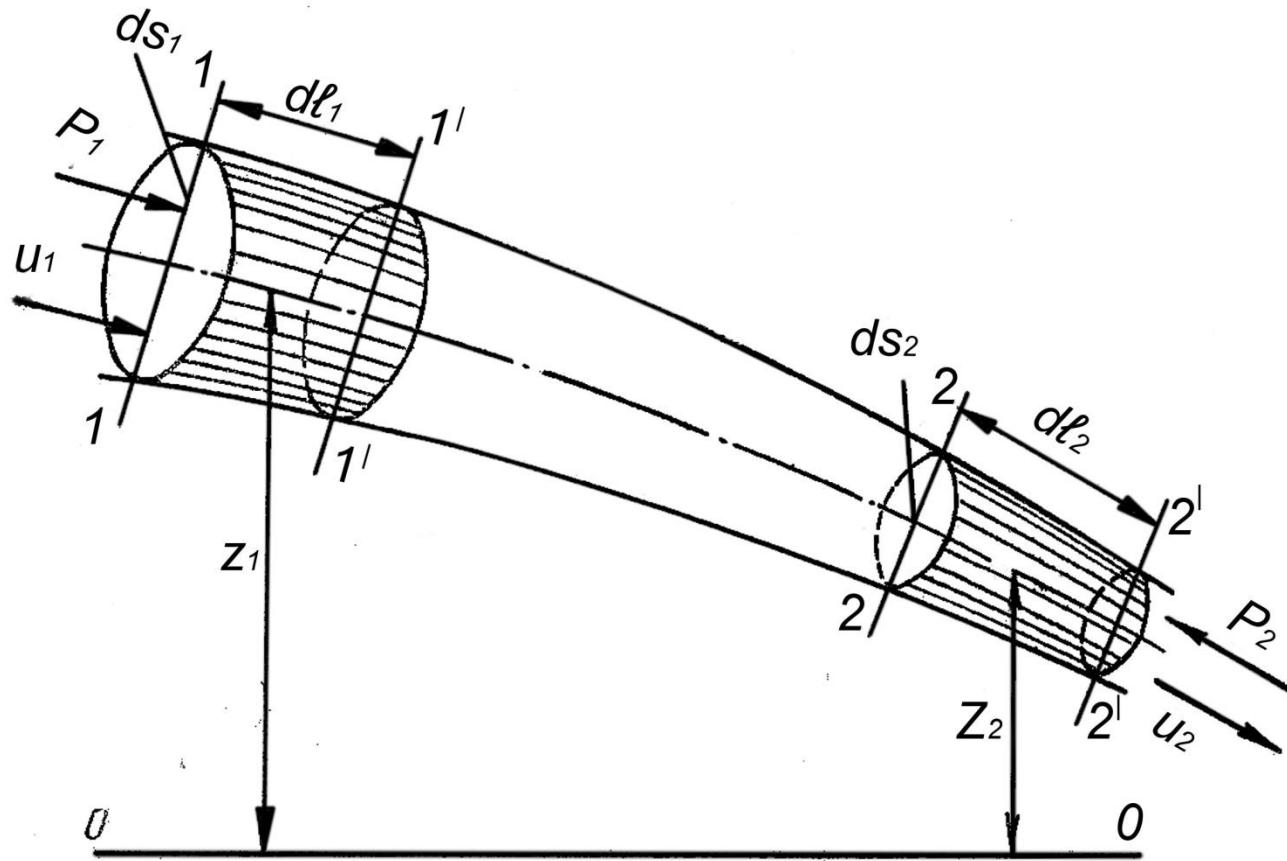
**Идеал суюкликинг элементар оқим найчаси учун Д.Бернулли тенгламаси**

$$z_1 + \frac{p_1}{\gamma} + \frac{u_1^2}{2g} = z_2 + \frac{p_2}{\gamma} + \frac{u_2^2}{2g}$$

Белги	Геометрик маъноси	Белги	Энергетик маъноси
$z_1$ ва $z_2$	Геметрик баландлик	$z_1$ ва $z_2$	Солиштирма ҳолат энергияси
$\frac{p_1}{\gamma}, \frac{p_2}{\gamma}$	Пъзометрик баландлик	$\frac{p_1}{\gamma}, \frac{p_2}{\gamma}$	Солиштирма босим энергияси
$\left(z_1 + \frac{p_1}{\gamma}\right), \left(z_2 + \frac{p_2}{\gamma}\right)$	Пъзометрик напор	$\left(z_1 + \frac{p_1}{\gamma}\right), \left(z_2 + \frac{p_2}{\gamma}\right)$	Солиштирма потенциал энергия
$\frac{u_1^2}{2g}, \frac{u_2^2}{2g}$	Тезлик напори	$\frac{u_1^2}{2g}, \frac{u_2^2}{2g}$	Солиштирма кинетик энергия
$\left(z_1 + \frac{p_1}{\gamma} + \frac{u_1^2}{2g}\right), \left(z_2 + \frac{p_2}{\gamma} + \frac{u_2^2}{2g}\right)$	Гидродинамик напор	$\left(z_1 + \frac{p_1}{\gamma} + \frac{u_1^2}{2g}\right), \left(z_2 + \frac{p_2}{\gamma} + \frac{u_2^2}{2g}\right)$	Солиштирма тўла энергия



## Узлуксизлик тенгламалари



$$Q_1 = Q_2 = Q_3 = \dots = Q_n$$

$$v_1 \omega_1 = v_2 \omega_2 = v_3 \omega_3 = \dots = v_n \omega_n$$

$$\frac{v_1}{v_2} = \frac{\omega_2}{\omega_1}$$

**Масала.** Очиқ идишга ҳар хил диаметрли құвурлардан тузилған трубопровод уланған. Трубопроводдан суюқлик ( $\rho=1\text{тк}/\text{м}^3$ ) атмосферага оқиб чиқмоқда, идишдеги суюқлик сатғы үзгармас бўлғанда,  $\nabla=\text{const}$ .

**Берилган:**

**суюқлик – идеал**

$$H = 1,8 \text{ м}$$

$$l_1 = 10 \text{ м}$$

$$l_2 = 14 \text{ м}$$

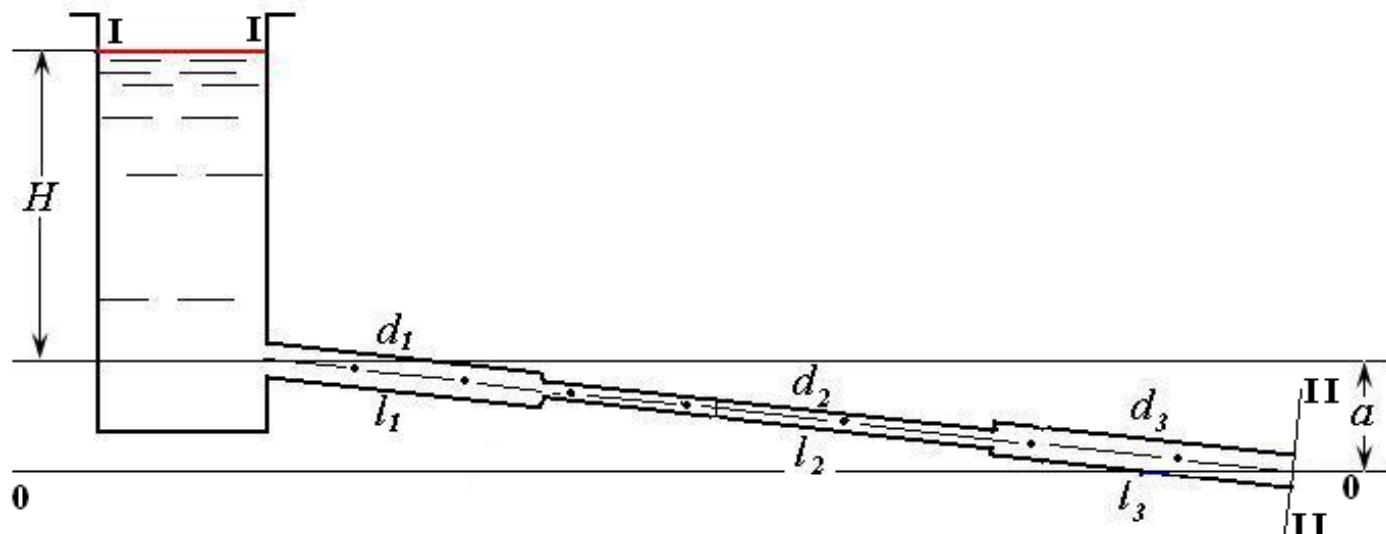
$$l_3 = 8 \text{ м}$$

$$d_1 = 150 \text{ мм}$$

$$d_2 = 100 \text{ мм}$$

$$d_3 = 120 \text{ мм}$$

$$a = 0,7 \text{ м}$$



**Талаб қилинади:**

- Суюқлик сарфини аниқланг;
- Напор ва пъезометрик чизиқларини қуиринг;
- Трубопроводнинг  $H-H$  кесимидаги босимни аниқланг

## Хисоблаш тартиби

$$z_1 + \frac{p_1}{\gamma} + \frac{u_1^2}{2g} = z_2 + \frac{p_2}{\gamma} + \frac{u_2^2}{2g}$$

**1-1 кесим үчүн**  $z_1 = H + a$   $p_1 = p_{am}$   $u_1 = 0$

**2-2 кесим үчүн**  $z_2 = 0$   $p_2 = p_{am}$   $u_2 = u_{II} = u_3$

$$H + a + \frac{p_{am}}{\gamma} + 0 = 0 + \frac{p_{am}}{\gamma} + \frac{u_{II}^2}{2g}$$

$$H + a = \frac{u_{II}^2}{2g} \quad u_3 = \sqrt{2g(H + a)} = \sqrt{2 \cdot 9,81 \cdot (1,8 + 0,7)} = 7 \text{ м/с}$$

$$\omega_3 = \frac{\pi d_3^2}{4} = 0,785d_3^2 = 0,785 \cdot 0,12^2 = 0,0113 \text{ м}^2$$

$$Q = \omega_3 v_3 = 0,0113 \cdot 7 = 0,0791 \text{ м}^3/\text{с} = 79,1 \text{ л/с}$$

## **Бернулли тенгламасыга асосан түлиқ напор**

$$H_e = z + \frac{p}{\gamma} + \frac{u^2}{2g} = H + a$$

**Идеал ҳолатдаги суюқликлар учун түлиқ напор чизиги идишдаги сув сатхидан ўтиб, суюқлик идеал ҳолатдалигини инобатта олиб, бутун система учун бир хил баландликда бўлади**

$$\text{Пъезометрик напор} \quad H_p = z + \frac{p}{\gamma} \quad H_p = H_e - \frac{u^2}{2g}$$

**Пъезометрик напор чизиги доимо түлиқ напор чизигидан тезлик напорига тенг масофада пастда унга параллел тарзда жойлашади**

**1-қувурдаги тезлик**  $u_1 = \frac{Q}{\omega_1} = \frac{4Q}{\pi d_1^2} = \frac{4 \cdot 0,0791}{3,14 \cdot 0,15^2} = \frac{0,224}{0,07065} = 4,48 \text{ м/c}$

**Таққослаш текислигига нисбатан пъезометрик напор чизиги**

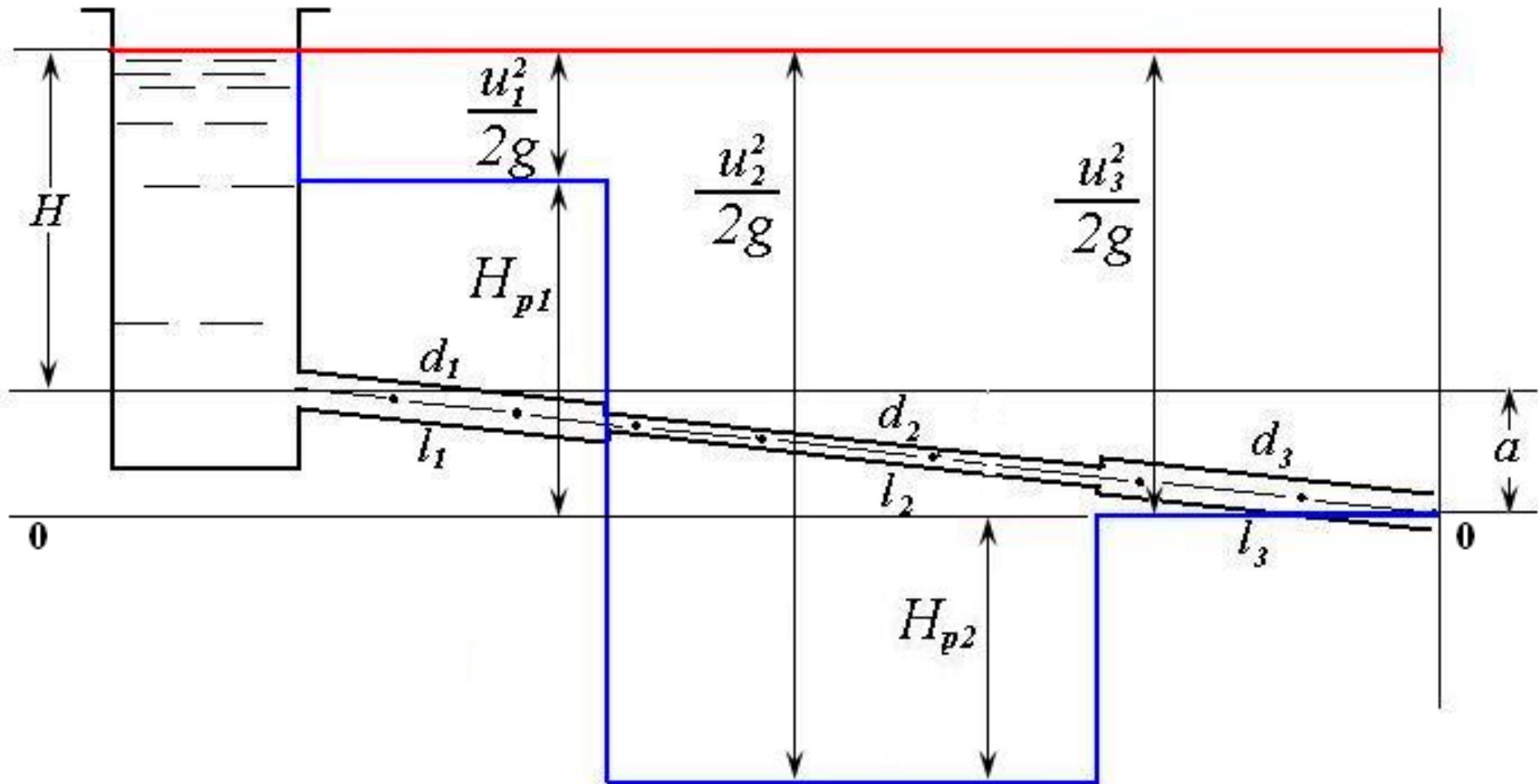
$$H_{p1} = H + a - \frac{u_1^2}{2g} = 1,8 + 0,7 - \frac{4,48^2}{2 \cdot 9,81} = 2,5 - 1,02 = 1,48 \text{ м}$$

**2-қувурдаги тезлик**  $u_2 = \frac{Q}{\omega_2} = \frac{4Q}{\pi d_2^2} = \frac{4 \cdot 0,0791}{3,14 \cdot 0,1^2} = 10,08 \text{ м/c}$

$$H_{p2} = H + a - \frac{u_2^2}{2g} = 1,8 + 0,7 - \frac{10,08^2}{2 \cdot 9,81} = 2,5 - 5,18 = -2,68 \text{ м}$$

**3-қувурдаги тезлик**  $u_3 = \frac{Q}{\omega_3} = \frac{4Q}{\pi d_3^2} = \frac{4 \cdot 0,0791}{3,14 \cdot 0,12^2} = 7 \text{ м/c}$

$$H_{p3} = H + a - \frac{u_3^2}{2g} = 1,8 + 0,7 - \frac{7^2}{2 \cdot 9,81} = 2,5 - 2,5 = 0$$





**Масала.** Суюқлик ( $\rho = 1 \text{ тк/м}^3$ )  $A$  идишдан  $B$  идишга ҳар хил диаметрли қувурлардан тузилган трубопровод орқали узатилмоқда.  $B$  идишдан унинг деворидаги думалоқ тешик орқали атмосферага оқиб чиқмоқда.  $\nabla=\text{const}$ .

**Берилган:**

**суюқлик – идеал**

$$H_B = 1,3 \text{ м}$$

$$a = 0,5 \text{ м}$$

$$l_1 = 2 \text{ м}$$

$$l_2 = 4 \text{ м}$$

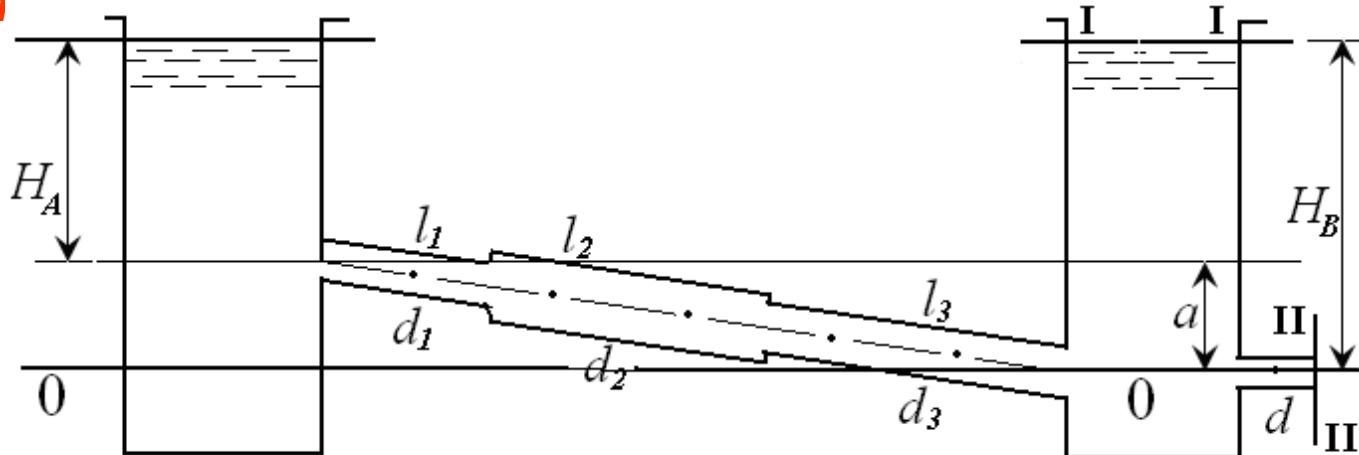
$$l_3 = 5 \text{ м}$$

$$d_1 = 100 \text{ мм}$$

$$d_2 = 150 \text{ мм}$$

$$d_3 = 120 \text{ мм}$$

$$d = 70 \text{ мм}$$



**Талаб қилинади:**

- Суюқлик сарфини аниқланг;
- Напор ва пьезометрик чизиқларини қулинг;
- А идишдаги  $H$  чуқурликни аниқланг;
- Трубопроводнинг  $H-H$  кесимидаги босимни аниқланг

## Хисоблаш тартиби

$$z_1 + \frac{p_1}{\gamma} + \frac{u_1^2}{2g} = z_2 + \frac{p_2}{\gamma} + \frac{u_2^2}{2g}$$

**1-1 кесим үчүн**  $z_1 = H_B$   $p_1 = p_{am}$   $u_1 = 0$

**2-2 кесим үчүн**  $z_2 = 0$   $p_2 = p_{am}$   $u_2 = u_{II} = u$

$$H_B + \frac{p_{am}}{\gamma} + 0 = 0 + \frac{p_{am}}{\gamma} + \frac{u_{II}^2}{2g}$$

$$H_B = \frac{u_{II}^2}{2g} \quad u_{II} = u = \sqrt{2gH_B} = \sqrt{2 \cdot 9,81 \cdot 1,3} = 5,05 \text{ м/c}$$

$$\omega_{II} = \omega = \frac{\pi d^2}{4} = 0,785d^2 = 0,785 \cdot 0,07^2 = 0,004 \text{ м}^2$$

$$Q = \omega_{II} v_{II} = 0,004 \cdot 5,05 = 0,02 \text{ м}^3/\text{с} = 20 \text{ л/c}$$

## **Бернулли тенгламасыга асосан түлиқ напор**

$$H_e = z + \frac{p}{\gamma} + \frac{u^2}{2g} = H_B$$

**Идеал ҳолатдаги суюқликлар учун түлиқ напор чизиги идишдаги сув сатхидан ўтиб, суюқлик идеал ҳолатдалигини инобатта олиб, бутун система учун бир хил баландликда бўлади**

$$\text{Пъезометрик напор} \quad H_p = z + \frac{p}{\gamma} \quad H_p = H_e - \frac{u^2}{2g}$$

**Пъезометрик напор чизиғи доимо түлиқ напор чизиғидан тезлик напорига тенг масофада пастда унга параллел тарзда жойлашади**

$$\text{1-қувурдаги тезлик} \quad u_1 = \frac{Q}{\omega_1} = \frac{4Q}{\pi d_1^2} = \frac{4 \cdot 0,02}{3,14 \cdot 0,1^2} = \frac{0,08}{0,0314} = 2,55 \text{ м/c}$$

**Таққослаш текислигига нисбатан пъезометрик напор чизиғи**

$$H_{p1} = H_B - \frac{u_1^2}{2g} = 1,3 - \frac{2,55^2}{2 \cdot 9,81} = 1,3 - 0,33 = 0,97 \text{ м}$$

$$\text{2-қувурдаги тезлик} \quad u_2 = \frac{Q}{\omega_2} = \frac{4Q}{\pi d_2^2} = \frac{4 \cdot 0,02}{3,14 \cdot 0,15^2} = 1,13 \text{ м/c}$$

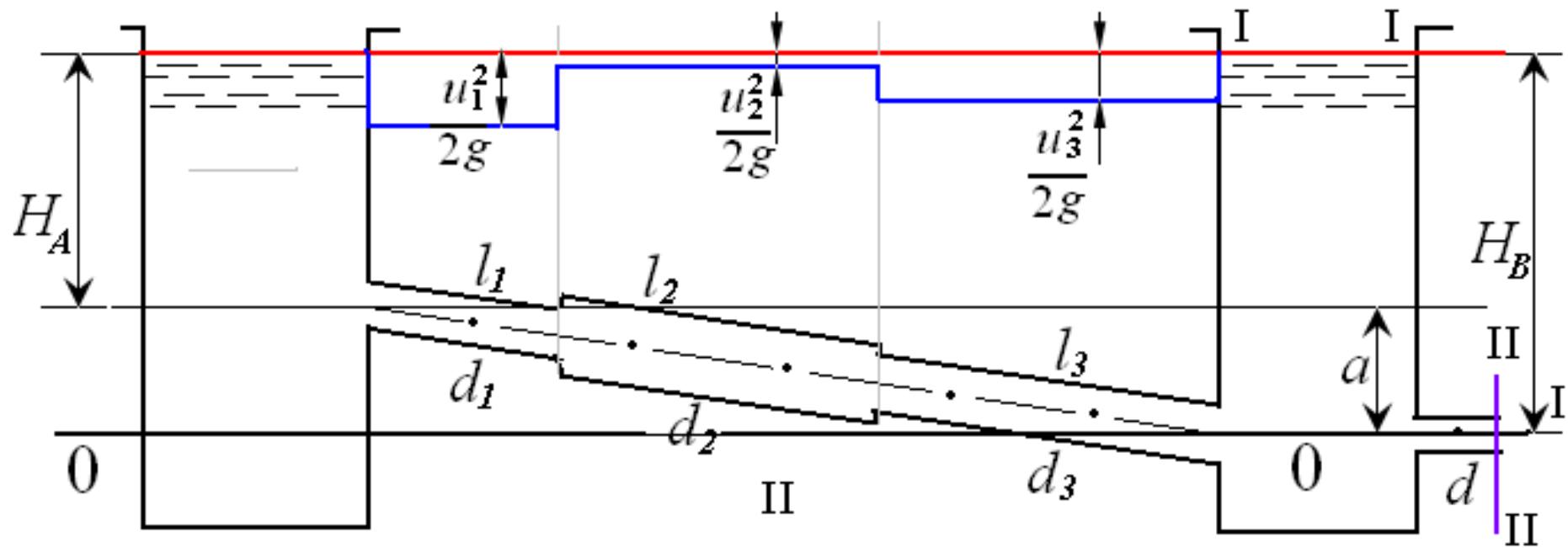
$$H_{p2} = H_B - \frac{u_2^2}{2g} = 1,3 - \frac{1,13^2}{2 \cdot 9,81} = 1,3 - 0,07 = 1,23 \text{ м}$$

$$\text{3-қувурдаги тезлик} \quad u_3 = \frac{Q}{\omega_3} = \frac{4Q}{\pi d_3^2} = \frac{4 \cdot 0,02}{3,14 \cdot 0,12^2} = 1,77 \text{ м/c}$$

$$H_{p3} = H_B - \frac{u_3^2}{2g} = 1,3 - \frac{1,77^2}{2 \cdot 9,81} = 1,3 - 0,16 = 1,14 \text{ м}$$

**А идишдаги  $H_A$  чуқурлик қыйидагича аниқланади**

$$H_A = H_B - a = 1,3 - 0,5 = 0,8 \text{ м}$$



**Масала.** Суюқлик ( $\rho=1\text{тк}/\text{м}^3$ ) идишдан тұғри түртбурчакли лотокка ҳар хил диаметрли құвурлардан тузилған трубопровод орқали узатылмоқда. Суюқлик трубопроводдан лотокдаги суюқлик сатхы остида оқиб чиқмоқда  $V=\text{const}$ .

**Берилған:**

**суюқлик – идеал**

$$h = 1,2 \text{ м}; d_3 = 0,36 \text{ м};$$

$$l_3 = 10 \text{ м};$$

$$H = 0,4 \text{ м};$$

$$z = 0,4 \text{ м};$$

$$b = 0,8 \text{ м};$$

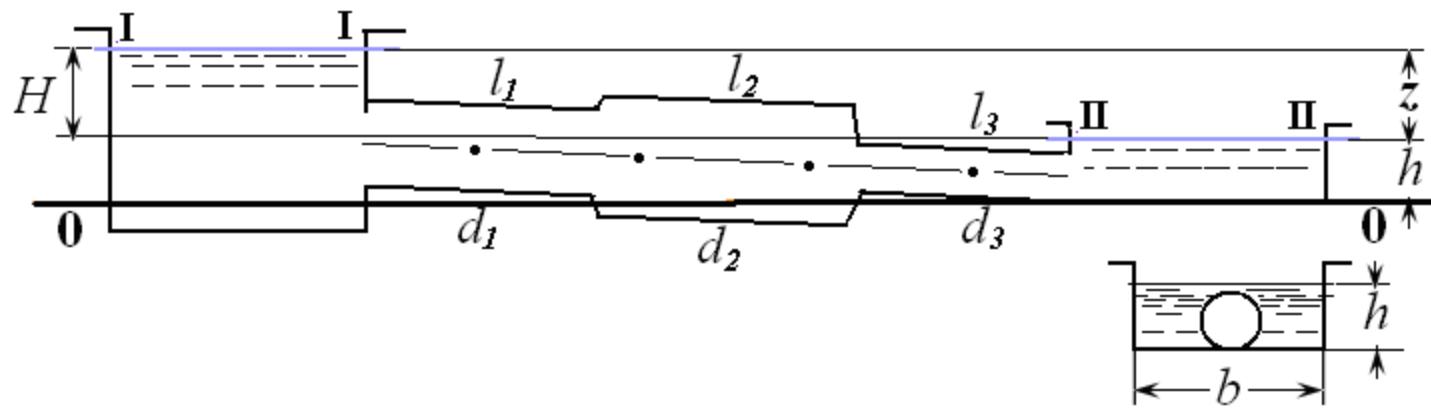
$$d_1 = 500 \text{ мм};$$

$$l_1 = 15 \text{ м};$$

$$d_2 = 700 \text{ мм};$$

$$l_2 = 12 \text{ м};$$

$$d_3 = 300 \text{ мм};$$



**Талаб қилинади:**

- Суюқлик сарфини аниқланг;
- Напор ва пьезометрик чизиқларини қуиринг;
- Трубопроводнинг  $H-H$  кесимидаги босимни аниқланг

## Хисоблаш тартиби

$$z_1 + \frac{p_1}{\gamma} + \frac{u_1^2}{2g} = z_2 + \frac{p_2}{\gamma} + \frac{u_2^2}{2g}$$

**1-1 кесим үчүн**       $z_1 = z + h$        $p_1 = p_{am}$        $u_1 = 0$

**2-2 кесим үчүн**       $z_2 = h$        $p_2 = p_{am}$        $u_2 = u_{II}$

$$z + h + \frac{p_{am}}{\gamma} + 0 = h + \frac{p_{am}}{\gamma} + \frac{u_{II}^2}{2g}$$

$$z = \frac{u_{II}^2}{2g}$$

$$u_{II} = \sqrt{2gz} = \sqrt{2 \cdot 9,81 \cdot 0,4} = 2,8 \text{ м/с}$$

$$\omega_{II} = bh = 0,8 \cdot 0,36 = 0,29 \text{ м}^2$$

$$Q = \omega_{II} v_{II} = 0,29 \cdot 2,8 = 0,81 \text{ м}^3/\text{с} = 810 \text{ л/с}$$

## **Бернулли тенгламасыга асосан түлиқ напор**

$$H_e = z + \frac{p}{\gamma} + \frac{u^2}{2g} = z + a$$

**Идеал ҳолатдаги суюқликтар учун түлиқ напор чизиги идишдаги сув сатхидан ўтиб, суюқлик идеал ҳолатдалигини инобатта олиб, бутун система учун бир хил баландликда бўлади**

$$\text{Пъезометрик напор} \quad H_p = z + \frac{p}{\gamma} \quad H_p = H_e - \frac{u^2}{2g}$$

**Пъезометрик напор чизиги доимо түлиқ напор чизигидан тезлик напорига тенг масофада пастда унга параллел тарзда жойлашади**

**1-қувурдаги тезлик**  $u_1 = \frac{Q}{\omega_1} = \frac{4Q}{\pi d_1^2} = \frac{4 \cdot 0,81}{3,14 \cdot 0,5^2} = \frac{3,24}{0,785} = 4,1 \text{ м/с}$

**Таққослаш текислигига нисбатан пъезометрик напор чизиги**

$$H_{p1} = z + h - \frac{u_1^2}{2g} = 0,4 + 0,36 - \frac{4,1^2}{2 \cdot 9,81} = 0,76 - 0,86 = -0,1 \text{ м}$$

**2-қувурдаги тезлик**  $u_2 = \frac{Q}{\omega_2} = \frac{4Q}{\pi d_2^2} = \frac{4 \cdot 0,81}{3,14 \cdot 0,7^2} = \frac{3,24}{1,54} = 2,1 \text{ м/с}$

$$H_{p2} = z + h - \frac{u_2^2}{2g} = 0,4 + 0,36 - \frac{2,1^2}{2 \cdot 9,81} = 0,76 - 0,22 = 0,54 \text{ м}$$

**3-қувурдаги тезлик**  $u_3 = \frac{Q}{\omega_3} = \frac{4Q}{\pi d_3^2} = \frac{4 \cdot 0,81}{3,14 \cdot 0,3^2} = \frac{3,24}{0,28} = 11,57 \text{ м/с}$

$$H_{p3} = z + h - \frac{u_3^2}{2g} = 0,4 + 0,36 - \frac{11,57^2}{2 \cdot 9,81} = 0,76 - 6,82 = -6,06 \text{ м.}$$

