# ИССЛЕДОВАНИЕ БЕЗОПАСНОСТИ ЭКСПЛУАТАЦИИ ТРУБОПРОВОДОВ С ИСПОЛЬЗОВАНИЕМ МЕМБРАННО-СБРАСЫВАЮЩЕГО УСТРОЙСТВА ПРИ АВАРИЙНОМ ПОВЫШЕНИИ ДАВЛЕНИЯ

# Ф.В. Рекач<sup>1</sup>, Е.К. Синиченко<sup>2</sup>

<sup>1</sup>Кафедра высшей математики Факультет физико-математических и естественных наук 
<sup>2</sup>Кафедра гидравлики и гидротехнических сооружений Инженерный факультет Российский университет дружбы народов ул. Орджоникидзе, 3, Москва, Россия, 115419

В статье приведен расчет и анализ безопасности эксплуатации трубопровода при гидравлическом ударе и влияние мембранно-сбрасывающего устройства на колебания давления в трубопроводах.

Ключевые слова: мембранно-сбрасывающее устройство, колебания.

Наиболее уязвимыми с точки зрения резкого повышения или понижения давления являются режимы, при которых происходит значительное изменение скорости потока жидкости (вплоть до остановки). Это возможно в случае аварийного срабатывания запорной арматуры, изменения параметров работы насосной станции, отключения электроэнергии и других аварийных ситуаций.

Во время переходного процесса в отдельных сечениях трубопровода, особенно на входе и выходе нагнетательной установки, изменение давления может быть столь большим, что возможно разрушение стенок трубопровода. Чтобы избежать возникновения аварийной ситуации, необходимо располагать способами и техническими средствами стабилизации давления в трубопроводе. Кроме того, наличие вредных пульсаций значительно снижает КПД и увеличивает темпы износа трубопроводных систем. Поэтому проблема создания эффективных средств гашения волновых процессов и гидравлических ударов не теряет актуальности на протяжении многих десятилетий.

Одним из эффективных способов борьбы с резким повышением давления, возникающим в трубопроводной системе вследствие гидравлического удара, аварийных ситуаций, срабатывания запорной арматуры и т.д., является стабилизатор давления (описан в [1]), а при больших размерах трубопроводной системы — воздушный колпак (расчет системы с воздушным колпаком приведен в [2]). Однако для протяженных трубопроводов больших диаметров объем воздушного колпака для эффективного снижения давления может оказаться настолько велик, что его применение станет экономически неэффективным. В этой ситуации, если возможен сброс жидкости в атмосферу или резервуар, может оказаться выгодным применение устройства, сбрасывающего жидкость.

Одной из разновидностей такого устройства является мембранно-сбрасывающее устройство (МСУ). Жесткая мембрана настроена таким образом, что при давлениях, не превышающих давления при стационарном режиме  $p_{\rm CT}$  не проис-

ходит сброс жидкости из трубопроводной системы, в случае превышения заданного давления над  $p_{CT}$ , мембрана перемещается и происходит истечение жидкости.

Завод-изготовитель в паспорте МСУ приводит следующие параметры работы устройства:  $t_{\rm CM}$  — минимальное время, за которое мембрана успевает открыться полностью;  $d_{\rm M}$  — диаметр мембраны;  $Q_{\rm M}$  — расход истечения жидкости при напоре  $H_{\rm M}$  при  $h_{\rm M}=0$ , где  $h_{\rm M}$  — превышение напора над напором при стационарном режиме  $H_{\rm M}$ , не вызывающее открытие мембраны,  $h_{\rm M}=0$ —20 м; параметр  $h_{\rm M}$  можно регулировать при установке мембраны МСУ.

Для расчетной модели примем следующие гипотезы.

- 1. Гидравлическое сопротивление  $\zeta_{\rm M}$  МСУ при полностью открытой мембране считается постоянным.
- 2. Расход оттока жидкости увеличивается от 0 до  $Q_{\rm OT}$  за время  $t_{\rm CM}$  по квадратичному закону.
  - 3. При падении напора ниже  $H_{\rm CT}$  устройство закрывается мгновенно. Согласно формулам гидравлики,

$$H_{\rm M} = \zeta_{\rm M} \frac{{\rm v}_{\rm M}^2}{2{\rm g}} = \zeta_{\rm M} \frac{\left(Q_{M}/\omega_{\rm M}\right)^2}{2{\rm g}},$$
 (1)

где  $v_{\rm M}$  — средняя скорость истечения жидкости через мембрану,  $\omega_{\rm M} = \pi d_{\rm M}^2 / 4$ .

Следовательно,

$$\zeta_{\rm M} = \frac{2H_{\rm M}g}{\left(Q_{\rm M}/d_{\rm M}\right)^2} = \text{const.}$$
 (2)

Согласно гипотезе 2 (см. (1))

$$Q_{\rm OT} = a_{\rm M} \sqrt{\frac{2gH_P \omega_{\rm M}^2}{\zeta_{\rm M}}},$$

где  $H_P = \Delta H - h_{\rm M}$  ( $\Delta H$  — разность напоров в трубопроводе и внешней среде),

$$a_{\mathrm{M}} = \begin{bmatrix} \left(t/t_{\mathrm{CM}}\right)^2 & \text{при } t < t_{\mathrm{CM}}, \\ 1 & \text{при } t \geq t_{\mathrm{CM}}. \end{bmatrix}$$

Время t отсчитывается с момента начала открытия МСУ. Если в момент времени  $t_0$   $H_{\rm P}$  <  $H_{\rm CT}$ , то мембрана мгновенно закрывается.

Расчет трубопроводной схемы, включающей мембранно-сбрасывающее устройство (рис.), проводился численным методом характеристик, описанным в [2]. В качестве основных характеристик потока приняты расход  $Q = F \cdot v$  и гидродинамический напор H (выраженный в метрах водяного столба), где F — площадь поперечного сечения трубы  $[M^2]$ , v — средняя по живому сечению скорость потока [M/сек].

Уравнения движения и скорости потока несжимаемой жидкости при этом имеют вид

$$\frac{\partial}{\partial x} \left( gFz + gFH + \frac{Q^2}{2F} \right) + \frac{\partial Q}{\partial t} + \frac{\zeta}{2DF} Q | Q | = 0 \text{ (M}^3/\text{ceK}^2),$$
 (3)

$$\frac{Q}{F}\frac{\partial H}{\partial x} + \frac{\partial H}{\partial t} + \frac{c^2}{gF}\frac{\partial Q}{\partial x} = 0 \text{ (m/cek)},$$
(4)

где g — ускорение свободного падения; z — геометрическая высота; t — время;  $\zeta$  — коэффициент гидравлического трения по длине; D — диаметр трубопровода; c — скорость распространения волн давления. Численный метод реализован на языке C++ (Frog14), а графическое представление — в среде MAPLE (FrGFAF).

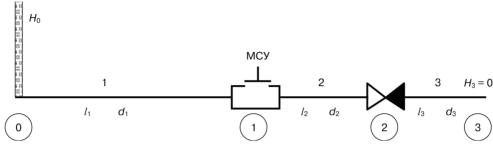
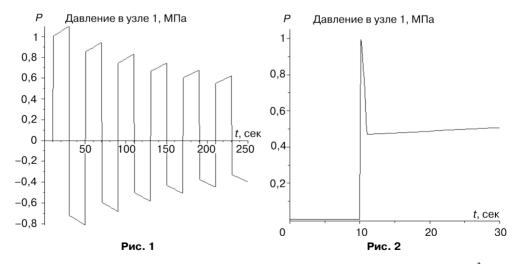


Рис. Схема численного расчета

При стационарном режиме вода благодаря напору  $H_0 = 10$  м движется с постоянной скоростью от узла 0 к узлу 3. Задвижка, установленная в узле 2, при этом открыта и закрывается при t = 10 сек. При развитии гидроудара мембранно-сбрасывающее устройство, установленное в узле 1 открывается и осуществляет сброс воды.

**Пример.** Дано:  $H_0=10$  м,  $H_3=0$ ,  $l_1=10~000$  м,  $l_2=10$  м,  $l_3=10$  м, c=1000 м/сек,  $d_1=d_2=d_3=1$  м, гидравлическое сопротивление трубопроводов  $\lambda=0.02$ ,  $H_{\rm M}=50$  м,  $h_{\rm M}=5$  м,  $d_{\rm M}=0.3$  м,  $d_{\rm M}=0.3$  м,  $d_{\rm M}=10$  м.

Pезультаты. Проводилась серия расчетов с приведенными исходными данными и различным временем полного открытия мембраны  $t_{\rm CM}=0$ ; 0,01; 0,5; 1; 2 сек. На рис. 1 показано давление P в гидравлической системе без МСУ в узле 1. Максимальное давление составляет 1,1 Мпа (110 м водного столба). На рис. 2 показано давление при  $Q_{\rm M}=0,46~{\rm M}^3/{\rm cek}$  и  $t_{\rm CM}=1~{\rm cek}$ .



Проводилась серия расчетов при  $t_{\rm CM}=1$  сек и  $Q_{\rm M}=0.23;\,0.345;\,0.46;\,0.575$  м³/сек. Переход к неустановившемуся движению жидкости осуществляется в момент времени t=10 сек, когда в узле 2 (см. рис.) мгновенно срабатывает задвижка.

### Выводы.

Как показали численные эксперименты, мембранно-сбрасывающее устройство небольшой производительности даже при мгновенном открытии мембраны пропускает пик повышенного давления (см. рис. 1), высота пика 0,1 МПа. Ширина пика зависит от  $t_{\rm CM}$ : чем больше  $t_{\rm CM}$ , тем шире зона повышенного давления. Попытка уменьшить шаг dx до 0,5 м (при  $t_{\rm CM}=0$ ) не привела к качественному изменению картины: пик повышенного давления остался, при значительном уменьшении шага вывода графической информации развивался на протяжении нескольких точек.

При изменении  $Q_{\rm M}$  величина пика повышенного давления не меняется (1 МПа), однако ступенька давления тем ниже, чем больше  $Q_{\rm M}$ . При  $Q_{\rm M}=0.23~{\rm m}^3/{\rm cek}$ ,  $p_{\rm max}=0.74~{\rm MПa}$ ; при  $Q_{\rm M}=0.575~{\rm m}^3/{\rm c}$ ,  $p_{\rm max}=0.43~{\rm MПa}$ . Для ликвидации пика повышенного давления возможно совместное использование МСУ со стабилизатором давления, принцип работы которого заключается в упруго-демпфирующем воздействии на поток.

При большом  $Q_{\rm M}$  (т.е. при большой производительности МСУ) расчет не дает хороших результатов, так как из трубопровода принудительно вытекает большой расход, и численное решение получает вредные осцилляции. В этом случае необходимо задавать другие граничные условия (например, давление, равное нулю в узле 1 (см. рис.) установки МСУ.

### **ЛИТЕРАТУРА**

- [1] Ганиев Р.Ф., Низамов Х.Н., Дербуков Е.И. Волновая стабилизация и предупреждение аварий в трубопроводах. М.: Изд-во МГТУ им. Н.Э. Баумана, 1996.
- [2]  $Pекач \Phi.B$ . Расчет колебаний в круговых цилиндрических оболочках со стабилизатором давления методом характеристик // Строительная механика строительных конструкций и сооружений. 2010. № 1. С. 60—65.

# OPERATION SAFETY ANALYSES OF PIPE-LINES, USING MEMBRANE-DISCHARGE DEVICE UNDER ACCIDENTAL PRESSURE INCREASE

F.V. Rekach, E.K. Sinichenko

Peoples' Friendship University of Russia
<sup>1</sup>Department of Mathematics
Faculty of science

<sup>2</sup>Department of Hydraulics and Hydraulic Structures Engineering faculty Ordzhonikidze str., 3, Moscow, Russia, 115419

A model of membrane-discharge device is described. Analysis of pressure oscillations and safety of operation, depending on its parameters is given.

Key words: membrane-discharge device, oscillations.