# 01;03 Численное моделирование и экспериментальное исследование влияния синерезиса на распространение ударных волн в газожидкостной пене

#### © Е.И. Васильев, С.Ю. Митичкин, В.Г. Тестов, Ху Хайбо

Научно-исследовательский институт механики Московского государственного университета им. М.В. Ломоносова, 117192 Москва, Россия

(Поступило в Редакцию 29 января 1996 г. В окончательной редакции 2 июля 1996 г.)

В рамках равновесной модели, используя модифицированную схему Годунова, обладающую монотонностью и вторым порядком точности, рассмотрено распространение ударных волн в газожидкостной пене с сильно неоднородным распределением плотности. Сопоставление численного моделирования и экспериментальных исследований позволило выявить основные особенности газодинамических возмущений, возникающих в таких двуфазных средах.

## Введение

Экспериментальные исследования взаимодействия ударных волн с газожидкостными пенами выявили ряд присущих особенностей ударно-волновых процессов. Измерения в пенах, выполненные в горизонтальной ударной трубе, когда вследствие течения конденсированной фазы под действием силы тяжести плотность пены изменяется в направлении, перпендикулярном распространению ударных волн, показали, что фронт ударной волны является наклонным к оси трубы, а давление за фронтом изменяется по высоте [1]. Экспериментальное изучение в горизонтальной ударной трубе осложнено необходимостью регистрации давления как вдоль трубы, так и в направлении, перпендикулярном ee оси. Отсутствие этих сведений осложняет интерпретацию экспериментов и сопоставление с результатами других исследователей. Расчетная же модель должна учитывать в таком случае двумерность задачи. Кроме того, в достаточно длинной трубе при полном ее наполнении пеной [1] процесс наполнения достаточно продолжителен, получение однородной пены по всей длине горизонтальной трубы, а также измерения профиля плотности являются непростыми задачами.

При исследованиях в вертикальной ударной трубе [2,3], когда плотность пены меняется в направлении распространения ударной волны, сохраняется одномерность задачи, проще измерить профиль плотности, можно более корректно учесть его изменение во времени и влияние на особенности поведения параметров при распространении ударных волн.

Учитывая, что вследствие течения конденсированной фазы параметры пены меняются в пространстве и во времени, необходимо наряду с измерением профиля плотности пены по высоте провести изучение его изменения в интервале времен, характеризующих основные этапы процесса вытекания [4]. В представленной работе эксперименты проводились с различными по отношению к моменту получения пены задержками, что дало возможность изучить особенности взаимодействия ударных волн с пеной в различные моменты ее жизни.

Наряду с развитием экспериментальных исследований возникает необходимость создания расчетных моделей. Из методов, позволяющих проводить расчет всего течения по единой схеме, широкое распространение получила схема С.К. Годунова первого порядка точности [5], которая, однако, приводит к сильному размыванию контактных разрывов и скачков малой интенсивности. Появление существенно нелинейных схем привело к широкому развитию монотонных схем второго порядка точности как отечественными [6-9], так и зарубежными авторами [10-14]. Основная идея в большинстве работ сводится к коррекции потоков через границы ячеек, позволяющей повысить порядок точности схемы с первого до второго. Если в зарубежных работах наибольшее распространение получила коррекция потоков с помощью аддитивных добавок, вычисляемых на расширенном переменном шаблоне, то в работах отечественных авторов коррекция осуществляется на основе модификации исходных данных для задачи о распаде разрыва, предшествующей вычислению потоков. Второй подход более предпочтителен, так как позволяет существенно повысить качество уже имеющегося программного обеспечения, основанного на методе Годунова.

В данной работе приводится достаточно экономичная модифицированная схема Годунова для одномерных нестационарных течений смеси совершенных газов, обладающая монотонностью и вторым порядком точности. Наши расчеты по модификациям схемы Годунова, предложенным в работах [8,11] и обладающих монотонностью и вторым порядком точности, показали, что предложенная нами модификация обеспечивает несколько лучшую локализацию поверхностей разрывов. Упомянутая схема применяется для численного моделирования в рамках равновесной модели процесса распространения ударных волн в вертикальной трубе при наличии сильно неоднородного по плотности слоя пены. Приводится сравнение результатов численного моделирования и экспериментального исследования на вертикальной ударной трубе взаимодействия ударных волн с газожидкостными пенами.

## Монотонная модификация схемы Годунова второго порядка

Описание движения газожидкостной пены будем проводить в рамках односкоростной общепринятой модели эффективного газа [15,16], в которой предполагается, что 1) несущий газ является совершенным с постоянными теплоемкостями; 2) скорость и температура жидкой фазы всегда совпадает со скоростью и температурой несущего газа; 3) собственное давление жидкой фазы отсутствует, т.е. жидкие капельки не взаимодействуют между собой; 4) объемная доля жидкой фазы  $k \ll 1$ . В этих предположениях дивергентная форма уравнений движения в канале постоянного сечения имеет вид

$$\frac{\partial \mathbf{w}}{\partial t} + \frac{\partial \mathbf{f}(\mathbf{w})}{\partial x} = 0, \tag{1}$$

где

$$\mathbf{w} = \begin{bmatrix} \rho_p \\ \rho_g \\ \rho v \\ \rho e \end{bmatrix}, \qquad \mathbf{f}(\mathbf{w}) = \begin{bmatrix} \rho_p v \\ \rho_g v \\ \rho v^2 + p \\ (\rho e + p)v \end{bmatrix}. \tag{2}$$

Суммарная плотность газа и пены  $\rho = \rho_g + \rho_p$ ,  $\rho_p = k\rho_l$ , где  $\rho_l$  — плотность жидкости. Такую равновесную смесь будем считать совершенным газом с переменным показателем адиабаты  $\gamma$ , который зависит от местных плотностей газа и пены

$$\gamma = 1 + rac{
ho_g R}{
ho_g c_V + 
ho_p c^*},$$

где R — газовая постоянная,  $c_V$  и  $c^*$  — теплоемкости газа и жидкости.

При этом выражение для объемной плотности *е* энергии смеси запишется как для совершенного газа

$$e = \frac{v^2}{2} + \frac{p}{\rho(\gamma - 1)}.$$

Идея повышения точности схемы Годунова основана на следующем простом факте: метод Годунова 1-го порядка [5], примененный к модифицированному уравнению

$$\frac{\partial \mathbf{w}}{\partial t} + \frac{\partial \mathbf{f}(\mathbf{w} + \alpha)}{\partial x} = 0, \qquad (3)$$

даст приближенное решение исходного уравнения (1) со вторым порядком точности по пространству и времени, если поправка  $\alpha$  аппроксимирует функцию

$$\boldsymbol{\psi} = \frac{\Delta x}{2} \operatorname{sign}(\mathbf{f}_w) \frac{\partial \mathbf{w}}{\partial x} + \frac{\Delta t}{2} \frac{\partial \mathbf{w}}{\partial t}$$
(4)

с третим порядком, т.е.  $\boldsymbol{\alpha} - \boldsymbol{\psi} = 0((\Delta x)^3).$ 

Таким образом, модификация сводится к введению поправок к параметрам течения при вычислении потоков в схеме Годунова. Дело осложняется лишь тем, что обычные способы, использующие линейную конечноразностную аппроксимацию выражения (4), приводят в итоге к немонотонным схемам. В данной работе вычисление поправок при численном решении осуществлялось нелинейным образом с использованием недивергентоной системы. Запишем систему (1) в недивергентном виде относительно переменных  $\mathbf{u} = (\rho_p, \rho_g, p, v)$ 

$$\frac{\partial \mathbf{u}}{\partial t} + A(\mathbf{u})\frac{\partial \mathbf{u}}{\partial x} = 0,$$
 (5)

$$\mathbf{u} = \begin{bmatrix} \rho_p \\ \rho_g \\ p \\ \nu \end{bmatrix}, \quad A(\mathbf{u}) = \begin{bmatrix} \nu & 0 & 0 & \rho_p \\ 0 & \nu & 0 & \rho_g \\ 0 & 0 & \nu & \gamma \rho \\ 0 & 0 & \rho^{-1} & \nu \end{bmatrix}.$$
(6)

Система (5) является гиперболической и, следовательно, имеет место разложение  $A = R\Lambda R^{-1}$ , где R — матрица правых собственных векторов матрицы A,  $\Lambda$  — диагональная матрица ее собственных чисел  $\Lambda = \text{diag}(\lambda_1, \lambda_2, ...)$ . Конкретно для (6) разложение выглядит следующим образом:

$$A = R\Lambda R^{-1} = \begin{bmatrix} \rho_p/2c & -1/c & 0 & \rho_p/2c \\ \rho_g/2c & 0 & -1/c & \rho_g/2c \\ \rho_c/2 & 0 & 0 & \rho_c/2 \\ -1/2 & 0 & 0 & 1/2 \end{bmatrix} \\ \times \begin{bmatrix} v - c & 0 & 0 & 0 \\ 0 & v & 0 & 0 \\ 0 & 0 & v & 0 \\ 0 & 0 & v & v & 0 \\ 0 & 0 & 0 & v + c \end{bmatrix} \begin{bmatrix} 0 & 0 & 1/\rho c & -1 \\ -c & 0 & \rho_p/\rho c & 0 \\ 0 & -c & \rho_g/\rho c & 0 \\ 0 & 0 & 1/\rho c & 1 \end{bmatrix},$$
(7)

где скорость звука  $c = \sqrt{\gamma p / \rho}$ .

где

Выражение (4) для уравнения (5) после исключения  $\partial \mathbf{u}/\partial t$  и с учетом разложения (7) можно записать в виде

$$\psi = \frac{1}{2} \left( \operatorname{sign}(A) - \frac{\Delta t}{\Delta x} A \right) \Delta x \frac{\partial \mathbf{u}}{\partial x}$$
$$= \frac{1}{2} R \left( \operatorname{sign}(\Lambda) - \frac{\Delta t}{\Delta x} \Lambda \right) R^{-1} \Delta x \frac{\partial \mathbf{u}}{\partial x}.$$
(8)

Предполагаем, что выбрана равномерная по *x* сетка. Вычисление поправок, аппроксимирующих (8), проводим в каждой *j*-й ячейке по формулам

$$\boldsymbol{\alpha} = \frac{1}{2} R \left( \operatorname{sign}(\Lambda) - \frac{\Delta t}{\Delta x} \Lambda \right) \operatorname{mid}(\boldsymbol{\alpha}'_j, \, \boldsymbol{\alpha}''_j), \qquad (9)$$

$$\boldsymbol{\alpha}_{j}^{\prime} = R^{-1}(\mathbf{u}_{j} - \mathbf{u}_{j-1}), \qquad \boldsymbol{\alpha}_{j}^{\prime\prime} = R^{-1}(\mathbf{u}_{j+1} - \mathbf{u}_{j}), \quad (10)$$

где mid(a, b) — некоторая функция выбора среднего из *a* и *b* (см. ниже), применяемая покомпонентно; векторы  $\alpha'_j$ ,  $\alpha''_j$  используют односторонние левые или правые разности по отношению к ячейке *j*.

Значения коэффициентов матриц вычисляются по параметрам той ячейки, в которой производится вычисление поправок. Значительная разреженность матриц

Журнал технической физики, 1997, том 67, № 11

позволяет организовать довольно экономичный вычислительный алгоритм. Поправки постоянны по ячейке и добавляются к основным параметрам перед вычислением потоков через соответствующие границы ячейки. В методе Годунова для этого используется задача о распаде произвольного разрыва. Процедура ее быстрого решения для совершенного газа подробно описана в [5].

Анализ монотонности схемы для линейного скалярного уравнения. Рассмотрим скалярное уравнение переноса с постоянным коэффициентом:

$$\frac{\partial u}{\partial t} + \lambda \frac{\partial u}{\partial x} = 0, \qquad \lambda = \text{const},$$
 (11)

Пусть сетка выбрана равномерной, причем направление роста индексов ячеек *j* совпадает с направлением оси *x*. Обозначим через  $u_j$  и  $\bar{u}_j$  значения искомой функции u(x, t) в ячейке *j* в моменты *t* и  $t + \Delta t$  соответственно. Тогда разностная схема Годунова для (11) запишется как

$$\bar{u}_j = u_j - \nu (u_j - u_{j^-}),$$
 (12)

где

$$\nu = \frac{\Delta t}{\Delta x} |\lambda|, \quad j^- = j - \operatorname{sign}(\lambda).$$

Известно, что схема (12) устойчива и монотонна при выполнении условий

$$0 \leqslant \nu \leqslant 1. \tag{13}$$

Модифицированную схему с поправками запишем в виде

$$\bar{u}_{j} = u_{j} - \nu ((u + \alpha)_{j} - (u + \alpha)_{j^{-}}).$$
(14)

Поправки  $\alpha_j$  в соответствии с (9), (10) вычисляются как нелинейные средние из пары величин

$$\alpha_j = \frac{1-\nu}{2} \operatorname{mid}\left(\alpha'_j, \, \alpha''_j\right), \tag{15}$$

где

$$\alpha'_{j} = u_{j} - u_{j^{-}}, \quad \alpha''_{j} = u_{j^{+}} - u_{j}, \quad j^{+} = j + \operatorname{sign}(\lambda).$$
 (16)

Обоснование монотонности схемы заключено в следующей теореме. Если функция mid(a, b) такова, что для любых a, b, c

$$|\operatorname{mid}(a, b) - \operatorname{mid}(b, c)| \leq r|b|,$$

где  $r = 2 \min \left(\frac{1}{\nu}, \frac{1}{1-\nu}\right)$ , то при условии (13) разностная схема (14)–(16) устойчива и монотонна.

Доказательство. Для разности поправок из (15)–(17), с учетом того что  $\alpha'_j = \alpha''_{i^-}$ , получим

$$|\alpha_j - \alpha_{j^-}| \leq \frac{1-\nu}{2} \, r |\alpha_j'|.$$

Последнее можно записать в виде

$$\alpha_j - \alpha_{j^-} = \delta \frac{1-\nu}{2} r(u_j - u_{j^-}),$$

где  $-1 \leqslant \delta \leqslant 1$ .

Тогда схема (14) преобразуется к виду, аналогичному схеме Годунова (12),

$$\bar{u}_j = u_j - \hat{\nu}(u_j - u_{j^-}),$$
 (18)

где  $\hat{\nu} = \nu (1 + \delta \frac{1}{2} (1 - \nu) r).$ 

Из выражения для  $\hat{\nu}$  несложно получить, что с учетом (13), (17) и того, что  $|\delta| \leq 1$ , выполняются следующие оценки:

$$\hat{\nu} \ge \nu \left( 1 - \frac{1}{2} (1 - \nu) r \right) = \frac{1}{2} \nu (1 - \nu) (2/(1 - \nu) - r) \ge 0,$$
$$\hat{\nu} \le \nu \left( 1 + \frac{1}{2} (1 - \nu) r \right) \le \nu (1 + (1 - \nu)/\nu) = 1.$$

Следовательно, схема (14)–(16) устойчива и монотонна. Приведем несколько функций, удовлетворяющих условию (17),

$$\operatorname{mid}(a, b) = \operatorname{mms}(a, b)$$
$$= \begin{cases} \min(|a|, |b|)\operatorname{sign}(a), & ab > 0, \\ 0, & ab \leqslant 0, \end{cases}$$
(19)

$$\operatorname{mid}(a, b) = \operatorname{mhs}(a, b) = \frac{|ab| + ab}{a+b}, \quad (20)$$

$$\operatorname{mid}(a, b) = \overline{\operatorname{mhs}}(a, b) = \sigma \operatorname{mhs}(a, b).$$
 (21)

В последнем случае коэффициент  $\sigma > 1$  и определяется следующим образом:

$$\sigma = 1 + 16(d - d^2)^2 \left(\frac{|a+b|}{2\max(|a|, |b|)}r - 1\right),$$

где

$$d = \frac{|a-b|}{|a+b|}, \qquad r = 2\min\left(\frac{1}{\nu}, \frac{1}{1-\nu}\right).$$
 (22)

Функции минимального модуля (19) и гармонического среднего (20) использовались в работах [6–9,11]. Функция (21) ранее в литературе не встречалась. Доказать выполнимость условия (17) для функции (21) несложно, если учесть, что она удовлетворяет неравенству

$$|\overline{\mathrm{mhs}}(a, b)| \leqslant r |\mathrm{mms}(a, b)|,$$

которое превращается в равенство при a/b = 3 или b/a = 3, что обычно реализуется в окрестности размазанных разрывов.

В заключение раздела отметим, что для обеспечения второго порядка аппроксимации по пространству и времени уравнения (11) в областях монотонности параметров достаточно, чтобы функция mid(a, b) при близких аргументах со вторым порядком совпадала со средним арифметическим

$$\operatorname{mid}(a, a) = a,$$
$$\frac{\partial}{\partial a}\operatorname{mid}(a, b)|_{a=b} = \frac{\partial}{\partial b}\operatorname{mid}(a, b)|_{b=a} = \frac{1}{2}.$$

 $\partial a^{\text{IIIII (u, v)}_{|a=b}}$   $\partial b^{\text{IIIII (u, v)}_{|b=a}}$  2. Несложно проверить, что функции (20) и (21) удовлетворяют этим условиям в отличие от (19).

## Численное моделирование течения в ударной трубе

Численное моделирование рассматриваемого явления взаимодействия ударной волны с пенным слоем сильно неравномерной плотности проводилось в следующей постановке. Вертикальная цилиндрическая труба длиной L, разделенная диафрагмой на камеру высокого (КВД) и канал низкого давлений (КНД), заполнена идеальным совершенным газом с давлением  $p_4$  (в КВД) и  $p_0$  (в КНД) и одинаковой температурой  $T_0$ . КНД расположена в нижней части трубы и имеет длину  $L_0$ . На ее нижнем торце расположен слой пены высотой H и средней плотностью  $\bar{\rho}_p$ .

После разрыва в момент t = 0 диафрагмы в трубе возникает серия волновых возмущений (волна разрежения, контактный разрыв, ударная волна), которые взаимодействуют с торцами трубы, с пенным слоем и между собой, образуя достаточно сложную картину течения.

При численном моделировании были взяты следующие исходные данные. Геометрия: L = 2.24 m,  $L_0 = 1.44$  m, H = 0.19 m; начальные условия:  $p_4 = 4.2$  atm,  $p_0 = 1$  atm,  $T_0 = 293$  K; константы для газа:  $\gamma_g = 1.4$ ,  $R = 297 \frac{J}{\text{kg} \cdot \text{K}}$ ,  $c_V = 742.5 \frac{J}{\text{kg} \cdot \text{K}}$ ; для жидкости  $c^* = 4200 \frac{J}{\text{kg} \cdot \text{K}}$ .

В качестве граничных условий на торцах обеспечивались условия непротекания. Область по длине трубы покрывалась равномерной сеткой, содержащей 348 ячеек. Шаг по времени  $\Delta t$  выбирался аналогично стандартному методу Годунова [5] с числом Куранта 0.85.

При численной реализации для поправок использовались функции (20) и (21), причем первая, более слабая, использовалась для первой и четвертой компонент векторов поправок (см. формулы (9)). Указанные компоненты соответствуют собственным значениям  $v \pm c$  матрицы A в (7). Отметим, что целесообразность подобного дифференцированного подхода к различным компонентам подробно изложена в [13].

Ниже приводится сравнение результатов расчетов, полученных по схеме Годунова и по модифицированной схеме, для течения в ударной трубе. Вниз по течению от границы воздух-пена плотность возрастает к торцу канала. В расчетах профиль плотности задавался из проведенных нами измерений.

На рис. 1 представлены x-t-диаграммы (линии постоянной плотности) течения в ударной трубе, рассчитанные по методу Годунова (рис. 1, *a*) и предлагаемой модификацией (рис. 1, *b*–*d*). Граница раздела камеры и канала низкого давления обозначена индексом *k*, поверхность пены — индексом *f*. Средняя по столбу плотность пены  $\bar{\rho}_p$  непосредственно после наполнения составляла  $32 \text{ kg/m}^3$  (соответствующее значение k = 0.033). Использованы экспериментальные профили плотности пены для времен задержек момента разрыва диафрагмы от момента окончания напуска пены *T* (время выдержки пены) = 2 (рис. 1, *a*–*c*) и 6*m*/*n* (рис. 1, *d*). На рис. 1, *c*, *d* в увеличенном масштабе представлена *x*–*t*-диаграмма части канала, прилегающей к торцевой стенке, 1-4 на оси x — сечения ударной трубы, в которых расположены датчики давления. Датчики 1-3 размещались на расстояниях от торца канала 0.373, 0.258 и 0.143 m, соответственно.

Видно, что контактная поверхность c, фронт первичной падающей волны i, фронт первичной отраженной волны r, фронт волны проходящей в пену t, граница пены f, фронт вторичной отраженной волны R, фронт вторичной отраженной волны  $R_e$ , прошедшей границу пена–воздух, и другие поверхности разрыва лучше локализованы при использовании модифицированной схемы.

Отметим, что во всех областях течения поток неоднороден из-за неоднородности начальной плотности пены. При увеличении времени задержки от момента наполнения пеной ударной трубы до воздействия на пену ударной волны вследствие синерезиса происходит изменение плотности пены по оси канала. В верхней части столба пена становится суше, в нижней концентрация конденсированной фазы возрастает. Видно, что в более влажной пене (рис. 1, c) скорости движения проходящей волны, поверхности пены, волн, отраженных от торца и прошедших через границу пены, меньше. С увеличением времени задержки эти параметры возрастают (рис. 1, *d*). Что касается скорости первичной отраженной волны (r), то здесь имеет место обратная зависимость, т.е. для влажной пены скорость первичной отраженной волны выше.

Эпюры давлений, построенные на основе расчетных x-t-диаграмм для датчиков, расположенных вне пены и в пене, представлены на рис. 2. Рис. 2, *а* соответствует условиям расчета рис. 1, *a*-*c*. Длительность фронта первичной отраженной волны сокращается (рис. 2, *a*) по мере удаления от границы раздела воздух-пена вверх по потоку.

Как за фронтом проходящей волны  $(t_t)$ , так и за первичной отраженной волной  $(t_r)$  давление непрерывно нарастает. Это обусловлено наличием семейства волн сжатия, которые возникают при распространении проходящей волны в направлении увеличения плотности пены. Волны сжатия распространяются вверх по потоку и проходят через границу пена-воздух. При этом со временем рост давления замедляется, так как в средней части столба плотность меняется слабо. Отразившись от торца в момент времени  $t_{R_4}$ , волна движется к границе раздела пена-воздух. Достигнув ее, отраженная волна сжатия проходит через границу, а в сторону торца распространяется волна разрежения. При этом граница пены смещается в направлении прошедшей через границу волны сжатия, т.е. происходит разжатие пенного столба. Основная масса волн разрежения генерируется в процессе движения отраженной волны по пене изза сильного отрицательного градиента плотности. Вклад границы пены значительно меньше. Это приводит к тому, что давление на торце начинает падать гораздо раньше, чем отраженная волна достигнет границы пе-





**Рис. 1.** *I* — КНD, *II* — КВD.



**Рис. 2.** Расчетные эпюры давлений. *a*: 1-4 — номера датчиков;  $t_i, t_r, t_t, t_R$  и  $t_{Re}$  — времена прихода падающей, первичной отраженной, проходящей в пену, вторичной отраженной и прошедшей границу пена–воздух вторичной отраженной волн соответственно; b — давление на датчике 1 (время выдержки пены  $T_1 = 2 \min, T_2 = 3 \min, T_3 = 4.5 \min, T_4 = 6 \min; c$  — давление на датчике 3.

ны и тем более придет волна разрежения от границы. Рост давления  $(t > t_{rf_4})$  обусловлен приходом волн сжатия, возникающих при движении волн разрежения по среде с отрицательным градиентом плотности после их отражения от торца, а также при взаимодействии этих волн разрежения с границей раздела пена–воздух. Градиент плотности в пене приводит к тому, что волны сжатия к торцу генерируются раньше достижения волной разрежения границы пены. В итоге из-за градиента волны разрежения и волны сжатия, идущие к торцу, возникают гораздо раньше, чем без градиента. Минимум давления  $(t_{rf_4})$  соответствует моменту, когда влияние вторых становится больше влияния первых. На эпюрах давления датчиков 1-3 амплитуда давления за вторичной отраженной волной  $t_{\rm Re}$  существенно ниже, чем на торце.

С увеличением времени выдержки пены происходит снижение средней плотности пены, и поэтому амплитуда скачка за первичной отраженной волной уменьшается. На рис. 2, *b* представлены эпюры давлений на первом датчике для времен выдержек пены  $T_1$ ,  $T_2$ ,  $T_3$ ,  $T_4$ , равных 2, 3, 4, 5 и 6 min соответственно. В более сухой пене, так как заметное отражение происходит несколько глубже поверхности пены (рис. 1, *d*), рост давления происходит с запаздываним, а вторичная отраженная волна приходит раньше из-за бо́льшей скорости ее распространения. Аналогичное поведение давления имеет место и на датчике, расположенном в пене (рис. 2, *c*).

## Результаты экспериментальных исследований

Исследования особенностей распространения ударных волн в вертикальном столбе пены проводились в ударной трубе диаметром 0.045 m [3]. Распределение плотности пены по высоте столба в зависимости от времени выдержки после наполнения определялось методом взвешивания с помощью вертикально установленных друг над другом кварцевых цилиндров. Плотность, измеренная в каждом цилиндре, приписывалась его половинной высоте. Полученные профили плотности по высоте *h* пены ( $\bar{\rho}_p = 32 \text{ kg/m}^3$ , H = 190 mm) и использовавшиеся в расчетах (рис. 1, 2) представлены на рис. 3.

Процесс вытекания жидкости из пен обычно описывают в виде кривых вытекания, которые для изучаемых пен представлены на рис. 4: V<sub>0</sub> — объем жидкости, содержащийся в пене в момент наполнения; V<sub>T</sub> — объем жидкости, вытекшей из пены к моменту Т. Отметим, что действительно процесс синерезиса можно характеризовать четырьмя стадиями [4,17]: накопление, ускорение, вытекание и разрушение. Период накопления отличен от нуля и с ростом высоты пенного столба от 0.19 до 0.3 m практически не меняется, что означает, что в проведенных экспериментах высота пенного столба была больше критической [4]. В стадии ускорения  $(T < 2 \min)$  процесс вытекания жидкости из пены идет с нарастающей скоростью. В течение периода вытекания  $(2 < T < 3 \min)$  скорость остается почти постоянной. На следующем этапе (период разрушения,  $T > 3 \min$ ) происходит уменьшение скорости вытекания.

Результаты экспериментального исследования влияния изменения плотности вдоль направления распространения ударной волны и времени выдержки пены на поведение давления представлены на осциллограммах с датчиков давления 1-3 (рис. 5). На рис. 5, a-c приведены записи давлений для времен задержек выстрела (T) относительно момента наполнения трубы пеной 2, 3 и 6 min соответственно. Числа Маха падающей ударной волны в воздухе для описанных экспериментов равнялись 1.39, 1.33 и 1.34 соответственно. Согласно представлениям, развитым в [4,17], наиболее интенсивные процессы пе-



**Рис. 3.** Распределение плотности по высоте пенного столба в зависимости от времени выдержки пены. *T*, min:  $\circ - 2$ ,  $\Box - 3$ ,  $\bigtriangleup - 4.5$ ,  $\bullet - 6$ .



**Рис. 4.** Кривые вытекания жидкой фазы из пены.  $H, m: \Box = 0.19, \Delta = 0.3.$ 

рераспределения жидкости в вертикальном столбе пены происходят до наступления периода разрушения пены  $(T < 3 \min$ , рис. 4). Период разрушения характеризуется квазистатическим равновесием, динамика течения жидкости здесь определяется только процессом укрупнения пузырьков. На на взгляд, осциллограммы рис. 5 подтверждают положения [4,17]. Наиболее заметны различия в поведении давления для экспериментов с пенами, проведенными в различные периоды их существования: опыт на рис. 5, *а* соответствует окончанию периода ускорения и началу периода вытекания, а опыты рис. 5, *b*, *c* соответствуют периоду разрушения.

При взаимодействии падающей ударной волны с границей раздела воздух-пена в первичной отраженной волне наблюдается хорошо выраженный скачок давления  $\Delta P_r$ , амплитуда которого падала с 0.3 (рис. 5, *a*) до 0.1 atm (рис. 5, c) при увеличении времени выдержки пены. При времени выдержки  $6 \min (puc. 5, c)$  скачок давления мал, т.е. на границе раздела изменение акустического сопротивления незначительно. Если для датчика 3, расположенного до выстрела в пене, в расчетных эпюрах мы имеем скачок давления (рис. 2, c), то в эксперименте сначала регистрируется предвестникскачок давления  $\Delta P_n$ , а за ним следует релаксационная зона, в которой давление нарастает до равновесного значения  $\Delta P_p$ . С увеличением времени выдержки пены от 2 до 6 min концентрация жидкой фазы уменьшается и поэтому амплитуда предвестника возрастает с 0.1 до 0.3 atm, длительность релаксационной зоны сокращается с 0.3 до 0.05 ms. При этом в более сухой пене за релаксационной зоной (рис. 5, c) в равновесной области четко выражено наличие участка практически постоянного давления, что указывает на малое изменение плотности ниже границы воздух-пена. В более влажной пене (рис. 5, a, b) за релаксационной зоной продолжается плавный рост давления, как и в расчете (рис. 2, c), что обусловлено возникновением волн сжатия из-за возрастания плотности пены по мере движения волны. Аналогичное нарастание давления отмечают и датчики, установленные перед пеной.



**Рис. 5.** Экспериментальные эпюры давлений при различных временах выдержки пены. I-4 — номера датчиков; T, min: a = 2, b = 3, c = 6;  $M_i$ : a = 1.39, b = 1.33, c = 1.34.

Сопоставление экспериментов (рис. 5) и расчетных эпюр давления (рис. 2) показывает, что расчетная модель, основанная на представлении газожидкостной пены эффективным газом, описывает ряд закономерностей в поведении давления. Хорошо количественно описывается давление в проходящей в пену и первичной отраженной волнах, что согласуется с результатами исследований других авторов [18]. В отношении общей картины распространения возмущений имеет место качественное описание. В частности, проведенные расчеты подтверждают предположение работы [3] о том, что некоторое повышение давления в зоне отраженной волны (отмечено стрелкой на рис. 5, a, b) связано с волнами сжатия, образующимися при прохождении отраженных от торца канала волн разрежения границы пена–воздух.

Показания торцевого датчика фиксируют более медленное нарастание давления, чем в расчетах, так как последние не учитывают, что отраженная волна движется по неравновесной газокапельной среде. Сокращение длительности участка нарастания давления ( $au_{R_4}$ ) в более сухих пенах связано с уменьшением затрат энергии на формирование и разгон газокапельной среды, сокращением времени установления равновесия. Как видно из рис. 5, во влажной пене ( $T = 2 \min$ )  $\tau_{R_4} = 1.2 \,\mathrm{ms}$ , в более сухой пене ( $T = 6 \min$ )  $\tau_{R_4} = 0.75 \, \mathrm{ms.}$ Амплитуда предвестника на торце меньше, чем амплитуда предвестника в пене из-за высокой плотности пены у торца. Сопоставление эксперимента с расчетом показывает, что расчетная амплитуда давления на торце превышает измеренную, что, по-видимому, обусловлено достаточно высокой концентрацией жидкой фазы у торца и некорректностью описания среды за отраженной волной моделью эффективного газа. При этом амплитуда практически не зависит от времени выдержки пены, так как плотность пены вблизи торца практически не меняется и соответствует минимальной кратности [4]. Последующий спад давления на торце связан с приходом волн разрежения, возникающих за фронтом отраженной ударной волны. В случае влажной пены (рис. 5, a) давление на торце падает до значения *P*<sup>*l*</sup><sub>*rf*</sub>, превышающего значение давления за отраженной волной в воздухе  $P_{rf}^{g}$ . В более сухой пене (рис. 5, *b*, *c*) давление снижается до значения  $P_{rf}^{g}$ . Последующее слабое изменение давления (в сравнении с расчетом) вплоть до прихода головы волны разрежения из камеры высокого давления указывает, что для образовавшейся в этой области газокапельной среды модель эффективного газа неприменима. Фотографирование пены в этих условиях [19] показало, что пена действительно претерпевает разрушение непосредственно за предвестником ударной волны.

По мере удаления от торца амплитуда отраженной волны падает и после прохождения границы пена–воздух становится равной интенсивности, соответствующей отражению в газе. В случае более сухой пены (рис. 5, *b*, *c*) длительность зоны нарастания давления короче и убывает в направлении распространения волны, скорость распространения волны возрастает. Так (рис. 5, *c*), если на третьем датчике длительность фронта  $\tau_r = 0.4$  ms, то на первом — 0.2 ms.

### Заключение

1. Предлагаемая монотонная модификация схемы Годунова второго порядка точности по пространству и времени в сравнении с исходной схемой Годунова обеспечивает лучшую пространственную локализацию разрывов течения в ударной трубе.  Расчетное моделирование распространения слабых ударных волн в газожидкостной пене с учетом синерезиса в рамках модели эффективного газа хорошо описывает поведение давления в проходящей и первичной отраженной ударных волнах.

3. Экспериментальные исследования показали, что синерезис существенно изменяет условия отражения как на границе пена–воздух, так и на торцевой стенке канала, влияет на поведение давления и скорость распространения возмущений.

Работа выполнена при поддержке Российского фонда фундаментальных исследований.

Авторы признательны В.А. Левину за интерес и поддержку исследований.

### Список литературы

- Weaver P.M., Pratt N.H. // Proc. 16<sup>th</sup> Intern. Symp. on Shock Tubes and Waves. Aahen., 1987. P. 363–369.
- [2] Британ А.Б., Зиновик И.Н., Левин В.А. // ПМТФ. 1992. № 2. С. 27–32.
- [3] Британ А.Б., Зиновик И.Н., Левин В.А. и др. // ЖТФ. 1995. Т. 65. Вып. 7. С. 19–28.
- [4] Канн К.Б. Капиллярная гидродинамика пен. Новосибирск: Наука, 1989. 167 с.
- [5] Годунов С.К., Забродин А.В., Иванов М.Я. и др. Численное решение многомерных задач газовой динамики. М.: Наука, 1976. 400 с.
- [6] *Колган В.П.* // Ученые записки ЦАГИ. 1972. Т. 3. № 6. С. 68–72.
- [7] *Колган В.П.* // Ученые записки ЦАГИ. 1975. Т. 6. № 1. С. 9–14.
- [8] Копченов В.И., Крайко А.Н. // ЖВМиМФ. 1983. Т. 23. № 4. С. 848-859.
- [9] Васильев Е.И. // Матем. моделирование в задачах механики и управления. Волгоград: ВолГУ, 1990. С. 84–95.
- [10] Boris J.P., Book D.L. // J. Comput. Phys. 1973. Vol. 11. P. 38– 69.
- [11] Van Leer B. J. Comput. Phys. 1974. Vol. 14. P. 361-370.
- [12] Zalesak S.T. // J. Comput. Phys. 1979. Vol. 31. P. 335-362.
- [13] Harten A. // J. Comput. Phys. 1983. Vol. 49. P. 357-393.
- [14] Yang J.Y., Lombard C.K. // AIAA 8<sup>th</sup> Comput. Fluid. Dyn. Conf. Honolulu, 1987. AIAA 87-1166. P. 696–704.
- [15] Сидоркина С.И. // ДАН СССР. 1957. Т. 112. № 3. С. 398– 399.
- [16] Rudinger G. // AIAA J. 1965. Vol. 3. N 7. P. 1217-1222.
- [17] Канн К.Б. // Коллоид. журн. 1978. Т. XL. № 5. С. 858-864.
- [18] Кудинов В.М., Паламарчук Б.И., Гельфанд Б.Е., Губин С.А. // Прикладная механика. 1977. Т. XXX. № 3. С. 92–97.
- [19] Британ А.Б., Зиновик И.Н., Митичкин С.Ю., Тестов В.Г. // ЖТФ. 1996. Т. 66. Вып. 2. С. 1–11.