РОЗДІЛ «ТЕПЛОТЕХНІКА. ТЕПЛОЕНЕРГЕТИКА»

УДК 658.26

КЛИМОВ Р.А., к.т.н., доцент

Днепродзержинский государственный технический университет

СЛИЯНИЕ ЧАСТИЦ ДИСПЕРСНОЙ ФАЗЫ В ЖИДКИХ СМЕСЯХ

Введение. Устойчивость дисперсных систем определяется действием электростатических сил отталкивания ионных зарядов в электролите и Ван-дер-Ваальсовых сил молекулярного притяжения, что в количественном отношении рассмотрено в теории ДЛФО (Дерягин, Ландау, Фервей, Овербек) [1, 2]. Силы притяжения обусловливают дестабилизирующий эффект, который приводит к коагуляции частиц. Кулоновские силы отталкивания обеспечивают стабилизирующий эффект в области относительно больших значений межпузырьковых расстояний. Данные силы имеют наибольшее влияние при межпузырьковых расстояниях порядка $10^{-9} \div 10^{-7}$ м, при этом важно знать каким потенциалом обладает ПАВ [1]. Как видно, расстояния действия данных сил достаточно малы, и эти силы остаются еще более неопределенными при разных радиусах взаимодействующих частиц, т.к. вся теория разработана для двух частиц одинакового размера. Это свидетельствует о том, что данные силы для больших расстояний можно не учитывать.

При слиянии капель в конгломерат происходит усреднение параметров, а следствием является появление более крупной капли со своими скоростями и ускорениями роста. Поэтому рассмотрение данных процессов объединения закипающих частиц играет достаточно большую роль в определении конечного размера раздробленных частиц дисперсной фазы, а сам процесс является неотъемлемой частью как вскипания, так и перемещения, и последующего дробления капель.

Постановка задачи. Рассмотрим две частицы жидкой смеси вода-масло разного размера, которые сливаются друг с другом, и определим параметры образующейся частицы.

Суммарные объем и масса воды после слияния

$$V_{s_{\Sigma}} = \sum_{i=1}^{2} \frac{4}{3} \pi R_{l_{i}}^{3}, \ m_{s_{\Sigma}} = V_{s_{\Sigma}} \rho_{s}, \ i = 1, 2,$$
 (1)

где R_1 — радиус капли воды.

Для определения температуры воды образующейся частицы определим средние температуры по сечению капель воды исходных частиц. При известном числе расчетных делений сечения капли воды и известных температурах в каждом слое из данных делений средняя температура объема воды каждой исходной частицы определится выражением

$$t_{sr_i} = \frac{\sum_{n=1}^{N_i} t_{n_i}}{N_i} \,, \tag{2}$$

где N_i — число делений данного сечения объема воды частицы.

Тогда средняя температура образующегося объема воды, в предположении равенства теплоемкостей, определится из уравнения теплового баланса

$$t_{sr} = \frac{\sum_{i=1}^{2} m_{e_i} t_{sr_i}}{m_{e_{\infty}}}.$$
 (3)

Суммарный объем воды определяет радиус образующейся капли воды

$$R_{1} = \left(\frac{3}{4\pi} V_{_{\theta_{\Sigma}}}\right)^{1/3}.$$
 (4)

Уравнения (1)-(4) определяют образующиеся значения радиуса капли воды и температуры данного объема. Для дальнейшего расчета принимаем температуру по сечению капли воды равной средней t_{sr} . Данное предположение основано на факте полного взаимного перемешивания двух объемов воды.

Массу пара в каждой частице можно определить с помощью модели [3]. Тогда суммарный объем и масса пара равны

$$V_{n_{\Sigma}} = \frac{4}{3} \pi \sum_{i=1}^{2} \left(R_{2_{i}}^{3} - R_{1_{i}}^{3} \right), \ m_{n_{\Sigma}} = \sum_{i=1}^{2} m_{n_{i}}, \tag{5}$$

где R_2 — радиус границы раздела масло-пар.

Суммарный объем пара совместно с известным радиусом R_1 определяют общий радиус образующейся капли эмульсии

$$R_2 = \left(\frac{3}{4\pi}V_{n_{\Sigma}} + R_1^3\right)^{1/3}.$$
 (6)

Плотность пара образующейся капли

$$\rho_n = m_{n_{\Sigma}} / V_{n_{\Sigma}} \,. \tag{7}$$

Температура пара новой капли определяется из уравнения теплового баланса в предположении того, что температуры пара исходных объемов постоянны по их сечению. Тогда

$$t_{n} = \frac{\sum_{i=1}^{2} m_{n_{i}} t_{n_{i}}}{m_{n_{\Sigma}}}.$$
 (8)

По известным температуре и плотности пара можно определить давление пара. Уравнения (5)-(8) определяют общий радиус новой частицы, а также ее термодинамическое состояние.

Для определения скорости движения границы раздела масло-пар w_2 сложим кинетические энергии движения данных границ каждой из исходных частиц. Кинетическая энергия каждой частицы определяется выражением [4]

$$E_{k_i} = \frac{1}{2} \rho_{M} \int_{R_{2i}}^{\infty} 4\pi w^2 r^2 dr = 2\pi \rho_{M} w_{2i}^2 R_{2i}^3,$$
 (9)

или в данном случае

$$E_{k_i} = 2\pi \rho_{M} |w_{2_i}| w_{2_i} R_{2_i}^3, \ i = 1, 2.$$
 (10)

Тогда скорость w_2 равна:

$$w_{2} = h\sqrt{\frac{\left|\sum_{i=1}^{2} E_{k_{i}}\right|}{R_{2}^{3}}}, \ h = \begin{cases} 1, \sum_{k_{i}} E_{k_{i}} > 0; \\ -1, \sum_{k_{i}} E_{k_{i}} < 0 \end{cases}$$
 (11)

Координаты центра новой капли найдем из соотношения сил без учета ускорения капель

$$d(x,y)' = \frac{m_{e_2} + m_{n_2}}{(m_{e_1} + m_{n_1}) + (m_{e_2} + m_{n_2})} d(x,y),$$
(12)

где d(x,y)' – расстояние от центра капли 1 до центра новой капли;

d(x,y) – расстояние от центра капли 1 до центра капли 2.

Введем обозначение

$$M = \frac{m_{g_2} + m_{n_2}}{\left(m_{g_1} + m_{n_1}\right) + \left(m_{g_2} + m_{n_2}\right)} = \frac{m_{gn_2}}{\sum_{i=1}^{2} m_{gn_i}}.$$
 (13)

Тогда с учетом рассмотрения геометрической теории подобия треугольников получим координаты центра новой капли

$$x = (x_2 - x_1)M + x_1, \quad y = (y_2 - y_1)M + y_1. \tag{14}$$

Проекции вектора скорости движения образовавшейся капли на оси x и y определим, используя теорему импульсов

$$w_{kx} = \frac{\sum_{i=1}^{2} m_{en_i} w_{k_i} \sin \gamma_i}{\sum_{i=1}^{2} m_{en_i}}; \quad w_{ky} = \frac{\sum_{i=1}^{2} m_{en_i} w_{k_i} \cos \gamma_i}{\sum_{i=1}^{2} m_{en_i}}, \quad (15)$$

где угол γ_i определяется по методу, изложенному в [5].

Тогда скорость движения образовавшейся капли равна:

$$w_k = \sqrt{w_{kx}^2 + w_{ky}^2} \ . \tag{16}$$

Таким образом, уравнения (1)-(16) позволяют определить параметры новообразованной каппи

Результаты работы. Проводим расчеты для представленной на рис.1 модели в

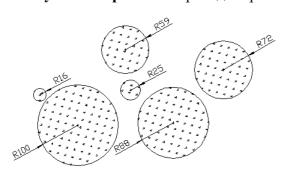


Рисунок 1 — К расчетной модели слияния капель дисперсной фазы эмульсии (характерные размеры в микронах)

соответствии с уравнениями [3] при $t_0 = 105\,^{\circ}\text{C}$ с учетом сил, которые могут вызвать неустойчивость, сил, вызывающих перемещение, т.е. с учетом смещения по осям, а также с учетом слияния капель. Считаем, что если капля раздроблена либо слилась с другой, то нумерацию капель уменьшаем на единицу, начиная с номера капли, которая раздроблена, либо с наименьшего из номеров капель, которые слились. Как по-

казали расчеты [3], капля № 2 будет раздроблена в начальный момент времени, поэтому № 2 будет № 3 и т.д. Результаты расчетов представлены на рис.2, 3.

На данных рисунках четко видны моменты слияния капель: сначала № 2 с № 3, далее № 4 с № 5, потом № 2 с № 4 и т.д. В момент слияния двух капель, после образования новой капли, ускорение границы раздела масло-пар (рис.2, б) скачкообразно возрастает, что объясняется резким снижением силы Лапласа, которая входит в уравнение

Релея-Плессета, из-за резкого увеличения радиуса границы раздела. Как видно из рис.3, б, основной термодинамический параметр (давление p) в момент слияния определяется значениями между двумя первоначально существующими.

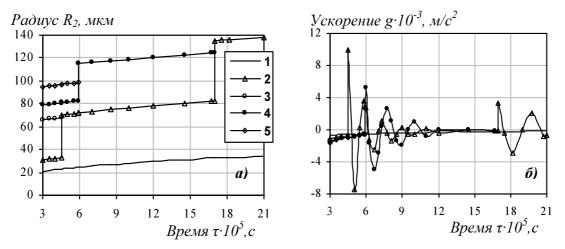


Рисунок 2 – Изменение радиуса капли (a) и ускорения границы раздела масло-пар (б) при слиянии капель

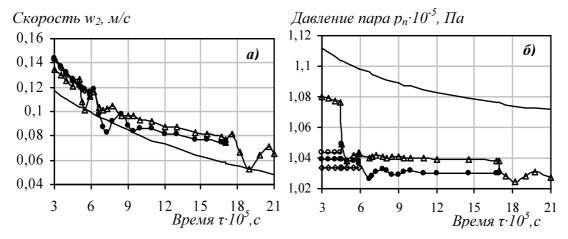


Рисунок 3 — Изменение скорости границы раздела масло-пар (a) и давления пара (б) при слиянии капель во времени (обозначения из рис.2)

Описанное выше увеличение ускорения и его осцилляции в дальнейшем приводят к соответствующим осцилляциям скорости w_2 (рис.3, а). Эти резкие изменения значений ускорения и скорости могут также служить причиной гидродинамической нестабильности соседних капель. Но, в данном случае, как показал расчет, величины данных сил, вызванных g и w, недостаточны для дробления близлежащих капель. Осцилляции ускорения и скорости носят затухающий характер и, как видно из рис.2, 3, с увеличением времени при дальнейшем слиянии капель амплитудные значения данных параметров уменьшаются, что является следствием как увеличения размера образующейся капли, так и снижения общего давления в системе по рис.3, б. Соответствующее резкое увеличение скорости w_2 приводит к снижению значений p_n и наоборот. Тепловой поток изменяется обратно пропорционально температуре пара.

Выводы. В статье исследованы процессы слияния капель дисперсной фазы эмульсионных сред путем математического моделирования с целью определения конечных параметров образующегося конгломерата по первоначальным параметрам от-

дельных частиц. Разработанная модель слияния капель эмульсии позволяет получить общую картину изменения параметров капель эмульсии и совместно с моделями дробления и перемещения описать процессы, происходящие при закипании водной фазы эмульсии. Допущение о малости сил электростатического отталкивания и Ван-дер-Ваальсовых сил притяжения, а также их исключения из рассмотрения на последних стадиях перемещения капель до момента их встречи является вполне оправданным изза их полной неопределенности для капель разного размера. Конечно, сделанное предположение о том, что капли мгновенно сливаются, приводит к несколько неверным результатам, но вопрос о времени слияния двух капель разного размера также остается открытым. Время слияния двух капель разного размера, рассчитанное по среднему радиусу и методике [6], равно $\approx 10^{-7}$ с, что практически совпадает с шагом расчета. Возможен также и другой вариант схемы закипания, при котором капли не сливаются, а растут, взаимодействуя друг с другом, в том случае, если стабилизирующий эффект от ПАВ достаточно велик. Но также может существовать и комбинация данных схем. В целом же любая схема рассмотрения приведет к тепловому равновесию как в случае рассмотрения слияния капель, так и в случае изучения теплового контакта. Поэтому данная методика расчета закипания эмульсий является вполне приемлемой.

ЛИТЕРАТУРА

- 1. Шерман Ф. Эмульсии / Шерман Ф. Л.: Химия, 1972. 312c.
- 2. Солодов А.П. Гравитационные пузырьковые течения / Солодов А.П. // Теплоэнергетика. -2002. -№8. -C.59-64.
- 3. Павленко А.М. Кинетика испарения в процессах гомогенизации / А.М.Павленко, Р.А.Климов, Б.И.Басок // Промышленная теплотехника. − 2006. − Т. 28. − №6. − С.14-20.
- 4. Толубинский В.И. Теплообмен при кипении / Толубинский В.И. К.: Наукова думка, 1980. 316с.
- 5. Павленко А.М. Перемещение капель дисперсной фазы при вскипании эмульсий / А.М.Павленко, Р.А.Климов // Металлургическая теплотехника: сб. науч. трудов. Днепропетровск: НМетАУ. 2007. C.203-210.
- 6. Накорчевский А.И. Гидродинамика и тепломассоперенос в гетерогенных системах и пульсирующих потоках / А.И.Накорчевский, Б.И.Басок. К.: Наукова думка, 2001. 348с.

Поступила в редколлегию 26.11.2013.

УДК 532.542.86.(088.8)

ГОЦУЛЕНКО В.В., к.т.н., ст. науч. сотр. ГОЦУЛЕНКО В.Н.*, к.т.н., доцент

Институт технической теплофизики НАН Украины *Институт предпринимательства "Стратегия", г. Желтые Воды

МЕХАНИЗМЫ ОБРАЗОВАНИЯ ВОСХОДЯЩЕЙ ВЕТВИ НА НАПОРНОЙ ХАРАКТЕРИСТИКЕ, ОБУСЛОВЛЕННЫЕ СНИЖЕНИЕМ ПЛОТНОСТИ ПОТОКА

Введение. Нестационарное движение жидкостей или газов в потенциально неустойчивых элементах [1] различных энергетических систем определяется уравнениями с сосредоточенными или распределенными параметрами. Известно, что при выполнении условия $\frac{\omega \ell}{c} \leq \frac{\pi}{12}$ движение сплошной среды можно рассматривать как динамическую систему с сосредоточенными (дискретными) параметрами, а при его невыполнении – соответственно с распределенными параметрами.