

УДК 544.733.422:519.87

МАТЕМАТИЧЕСКАЯ МОДЕЛЬ ВЗРЫВНОЙ ГЕНЕРАЦИИ ЖИДКОКАПЕЛЬНЫХ АЭРОЗОЛЕЙ

О.Б. Кудряшова, Б.И. Ворожцов

Институт проблем химико-энергетических технологий СО РАН, г. Бийск

E-mail: olgakudr@inbox.ru

Математическая модель содержит уравнения, описывающие динамику изменения термодинамических параметров в корпусе устройства взрывного генератора жидкокапельных аэрозолей, процесс истечения и размер распыленных капель. Описаны процессы генезиса аэрозольного облака и его дальнейшей эволюции. Найден критерий, характеризующий эффективность процессов кавитации. Получены оценки времени распространения волны сжатия и времени истечения потока; определены зависимости размера кавитационных пузырьков и частиц аэрозоля от параметров конструкции генератора и характеристик веществ; построено распределение частиц аэрозоля по размерам; установлены закономерности изменения функции распределения частиц по размерам с учетом процессов коагуляции, испарения, осаждения.

Ключевые слова:

Жидкокапельный аэрозоль, кавитация, распределение по размерам, испарение, коагуляция.

Key words:

Liquid-drop aerosol, cavitation, size distribution, evaporation, coagulation.

При проведении миротворческих операций в XXI в. оружие нелетального действия или просто «гуманное» оружие, действующее в атмосфере, будет основным [1]. Один из видов такого оружия — останавливающие аэрозоли, например, с использованием вытяжки красного жгучего перца. Физико-химическое оружие нелетального действия позволяет с помощью аэрозольных боеприпасов распылять в районе расположения боевой техники противника химические вещества, приводящие к порче и остановке двигателей и электрогенераторов. К настоящему времени уже исследован широкий перечень химических ингибиторов горения. Аналогичные исследования проведены для составов, разлагающих резину.

В таких случаях требуется быстрое распыление высокодисперсных аэрозолей в некоторой, иногда труднодоступной, зоне. При этом, чем выше дисперсность получаемых аэрозолей, тем лучше достигается эффект, поскольку высокая удельно-массовая поверхность капельного объема дает большую суммарную площадь испарения мелких капель, что повышает скорость воздействия химических агентов. Таким образом, большой практический интерес представляют аэрозоли с характерным размером частиц порядка одного микрона и менее, причем в ряде задач требуется быстрое (мгновенное) получение таких аэрозолей без изменения физико-химических свойств диспергируемых веществ. Эта проблема до сих пор не была решена.

Именно взрывной способ позволяет достичь высокой скорости получения аэрозолей. Взрывной способ распыления давно используется на практике и хорошо изучен [2, 3]. Однако до сих пор не ставилась задача и, соответственно, не были получены таким способом аэрозоли субмикронных размеров, несмотря на потребности описанных выше практических приложений. Для получения микронных и субмикронных аэрозолей в работе предложено специальное устройство взрывного распылителя.

Настоящая работа посвящена теоретическому и экспериментальному исследованию процесса генерации жидкокапельных аэрозолей с помощью новой конструкции взрывного распылителя (рис. 1), а также дальнейшей эволюции таких аэрозолей. Генератор представляет собой цилиндрический корпус — 1, содержащий контейнер с водой — 3, ограниченный мембранами — 4. На одном из днищ корпуса имеется заряд взрывчатого вещества — 2, другой конец имеет зазор (сопло) — 6, ограниченный отражателем — 5, через который происходит выброс воды после инициирования заряда. При этом создаются условия для кавитации в воде, как будет показано ниже.

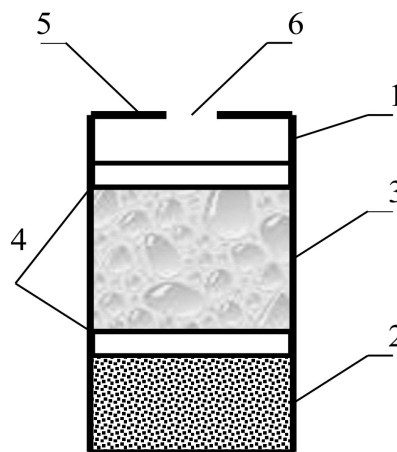


Рис. 1. Схема взрывного генератора аэрозоля

Максимальное давление в волне p_m определяется давлением газов, образующихся во взрывной камере объемом V_1 . В предположении мгновенной детонации давление газов составит:

$$p_m = \left(\frac{\gamma - 1}{\gamma} \right) \frac{Q}{V_1},$$

где Q — энергия взрывчатого превращения; γ — показатель адиабаты продуктов детонации. Давление пе-

редается через мембрану в столбик жидкости, порождая ударную волну с амплитудой p_m , которая возбуждает собственные колебания столбика жидкости. Пусть Z_m – амплитуда смещения частиц в возбужденной волне; ρ_w – плотность жидкости; ρ_0 – плотность воздуха; c – скорость распространения волны в жидкости, равная скорости звука. Тогда

$$Z_m = \sqrt{\frac{2Q}{t\rho_w S_1 \omega^2 c}},$$

где частота колебаний $\omega = (\pi c)/L$. Время достижения волны противоположной поверхности жидкости равно $t_w = L/c$, где L – высота столбика жидкости. Тогда, с учетом выражения для массы жидкости $M_w = LS_1 \rho_w$, где S_1 – площадь сечения столбика жидкости, получим безразмерный параметр:

$$\frac{Z_m}{L} = \frac{1}{\pi c} \sqrt{\frac{2Q}{M_w}},$$

характеризующий эффективность процессов кавитации – величина плоского разрыва по отношению к высоте столбика жидкости.

Полученное значение максимального смещения частиц жидкости Z_m в волне разгрузки приводит к появлению разрыва и испарению жидкости в эту пустоту. Следующая затем фаза сжатия вызывает образование шарообразного пузырька в массе воды диаметром D_1 , заполненной водяными парами. Плоская волна разрежения порождает плоский разрыв с эффективной толщиной: $Z_{eff} = Z_m / \sqrt{2}$. Выделим в этом разрыве элемент с характерным размером Z_{eff} . Таких элементов образуется: $N = S_1 / Z_{eff}^2$. Элемент будет частично заполнен жидкой водой, частично – парами воды, его плотность составляет около $0,8\rho_w$ [3]. Это соответствует индексу кавитации $k = V_w / V_e \approx 0,8$, где V_e – объем элемента, V_w – объем жидкости в кавитационном элементе. Объем элемента $V_e \sim Z_{eff}^3$. Тогда $D_1^3 = (1-k) Z_{eff}^3$.

Процесс расширения кавитационного пузырька адиабатический, поэтому $p_m((1-k)Z_{eff})^{3\gamma} = p D_1^{3\gamma}$,

$$\text{отсюда } D_1 = \frac{L(1-k)}{\pi c} \sqrt[3]{\frac{Q}{M_w}} \sqrt[3]{\frac{p_m}{p}}. \quad \text{Пароводяная}$$

смесь, представляющая собой водяной каркас с распределенными в нем кавитационными пузырьками, под действием давления за счет дальнейшего расширения продуктов детонации вырывается через отверстие. Каждая единица объема жидкости содержит включения, разрушающие неразрывность потока, размер которых D_1 зависит от давления.

Зависимость давления в жидкости определим, решая совместно уравнение неразрывности и уравнение Бернулли. Получим:

$$p = p_m \left[1 + t \frac{3}{\sqrt{2}L} \sqrt{\frac{p_m}{k\rho_w((S_1/S_2)^2 - 1)}} \right]^{-2/3}.$$

Если предположить, что в момент истечения кавитированной жидкости каждый пузырек, находящийся под давлением p , раздуется до атмосферного, и в этот момент лопнет, разорвавшись на ка-

пли диаметром, равным толщине водяного слоя, можно оценить количество таких капель. Диаметр кавитационного элемента до истечения из отверстия распылителя обозначим D_2 , после истечения, в момент разрушения, диаметр элемента – D_4 , пузырька под атмосферным давлением p_0 – D_3 . Расширение будем считать происходящим мгновенно

$$(\text{процесс адиабатический}): \frac{D_3}{D_1} = \left(\frac{p}{p_0} \right)^{1/3\gamma}. \quad \text{Учиты-}$$

вая условие равенства объема воды в элементе до и после истечения ($D_2^3 - D_1^3 = D_4^3 - D_3^3$), получим выражение для толщины водяного слоя в момент разрушения h :

$$h = \frac{D_1}{2} \left[\sqrt[3]{\frac{k}{1-k} + \left(\frac{p}{p_0} \right)^{1/\gamma}} - \left(\frac{p}{p_0} \right)^{1/3\gamma} \right].$$

Исходный слой i парогазовой смеси площадью S_i и толщиной h разобьется, в конечном итоге, на n аэрозольных частиц диаметром h , $n_i = \frac{6S_i}{\pi h^2}$, причем с падением давления и увеличением диаметра частиц с каждым моментом времени их число будет падать. Введем относительное количество ча-

$$\text{стиц: } n_{reli} = n_i / \sum_{i=1}^N n_i, \quad \text{где } n_i - \text{количество частиц}$$

слоя i ; N – количество слоев жидкости (вплоть до полного истечения). Считая послойно количество выбрасываемых частиц, с учетом постепенного уменьшения давления, можно построить зависимость относительного количества частиц от их размеров, а затем аппроксимировать полученное выражение функцией гамма-распределения.

Проведем численные оценки и расчеты в соответствии с предложенной моделью взрывного генезиса жидкокапельного аэрозоля.

Выберем следующие параметры распылителя: $V_1 = 1 \text{ см}^3$, толщина слоя жидкости $L = 1 \text{ см}$, площадь гидродинамической трубки $S_1 = 1 \text{ см}^2$. Пусть вещество обладает следующими характеристиками: $Q = 50 \text{ кДж}$ – энергия взрыва, $\gamma = 1,3$ – показатель адиабаты выделившихся газов. Тогда максимальное давление жидкости составит $p_m = 11,5 \text{ МПа}$, амплитуда смещения $Z_m \approx 671 \text{ мкм}$. Безразмерный параметр, характеризующий эффективность процессов кавитации в нашем случае имеет величину около $0,067$ – максимальный разрыв жидкости, обусловленный ударной волной, составит около 7% от высоты столбика жидкости. Это достаточно большое значение, которое свидетельствует о том, что процессы кавитации в рассматриваемой задаче существенны.

Следуя изложенному выше алгоритму, получим для наших условий зависимость относительной массы капель от их диаметра, которую можно аппроксимировать с помощью гамма-функции распределения частиц по размерам. Параметры такого распределения составят: $\alpha = 0,1$, $b = 0,9$,

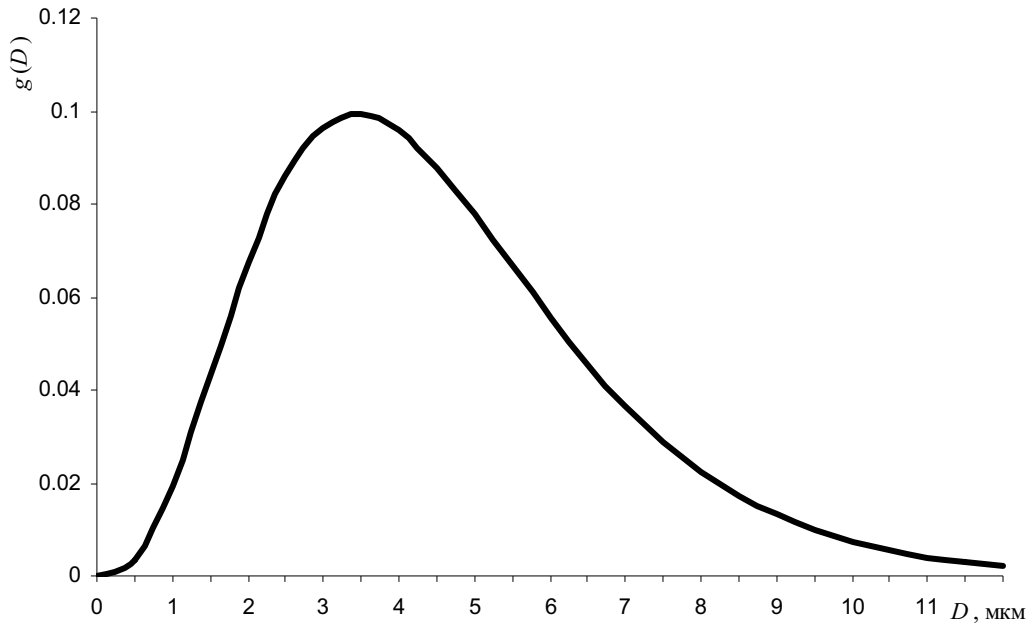


Рис. 2. Массовая функция распределения частиц по размерам

$(f(x)=ax^a \exp(-bx^b))$; массовая функция распределения по размерам связана со счетной соотношением: $g(x)=m/m_{10}f(x)$, где m_{10} – среднеарифметическая масса частиц: $m_{10} = \int_0^{\infty} mf(x)dx$; m – масса ча-

стицы диаметра x). Параметры функции распределения частиц по размерам, полученные экспериментально, через 1 с после распыления хорошо согласуются с расчетными: $a=0,11$, $b=0,6$. Модальный диаметр счетного распределения частиц по размерам составляет около 1 мкм; 80 % частиц имеют диаметр менее 20 мкм. Массовая функция распределения частиц по размерам приведена на рис. 2.

Итак, наибольшая масса полученных взрывным кавитирующим способом капель имеет диаметр менее 10 мкм, и для них существенны процессы испарения, обусловленные кривизной их поверхности.

Динамика испарения малых капель определяется уравнением Максвелла:

$$I = \frac{dm}{dt} = \frac{4\pi r D_f M (p_{drop} - p_{pl})}{RT},$$

где D_f – коэффициент диффузии; M – молекулярный вес жидкой капли; R – универсальная газовая постоянная; T – абсолютная температура; r – радиус частицы (в нашем случае $r=h/2$); p_{drop} – парциальное давление над каплей; p_{pl} – парциальное давление над плоской поверхностью. Обратимся к формуле Томсона (Кельвина), определяющей давление насыщенного пара над каплями жидкости:

$$\ln(p_{drop} / p_{pl}) = \frac{2\sigma M}{\rho_w R T r},$$

где σ – коэффициент поверхностного натяжения вещества капли.

Капля полностью испарится в момент времени t , при котором $r=0$. Таким образом, время жизни капли определится выражением:

$$t_l = \frac{r_0^2}{\left[\frac{2MD_f p_{pl}}{RT \rho_w} \left(\exp\left(\frac{2\sigma M}{\rho_w R T r_0} \right) - 1 \right) \right]}.$$

Для водяного аэрозоля: $\sigma=0,0727$ Н/м, $M=18$ г/моль, $T=293$ К, $p_{pl}=2486$ Па. Учитывая выражение для времени жизни капли и полученные ранее параметры функции гамма-распределения, выясним, какая массовая доля диспергированного аэрозоля испарится в первые секунды. Так, за 1 с испарятся все капли с диаметром меньшим, чем 1,54 мкм (массовая доля m/m_0 таких частиц составит 42 %), за 2 с – 1,94 мкм (55 %) и так далее. Результаты полученного расчета (кривая) и эксперимента (точки) динамики отношения конечной массы капель m к начальной массе m_0 приведены на рис. 3. Уже через 15 с останется только 10 % от исходной массы аэрозоля, остальные 90 % массы жидкости испарятся. Это хорошо согласуется с данными эксперимента.

Рассмотрим эволюцию распределения частиц по размерам с течением времени. Следуя [4], запишем балансовое уравнение (интегральный вариант уравнения Смолуховского), описывающее изменение со временем функции распределения частиц по размерам:

$$\frac{\partial g(m, t)}{\partial t} = I_1 + I_2 + I_3.$$

Здесь I_1 описывает убыль капель с массой m за единицу времени в единице объема за счет столкновения капли массой m с любой каплей массы m' :

$$I_1 = -g(m, t) \int_0^{\infty} K(m, m') g(m', t) dm',$$

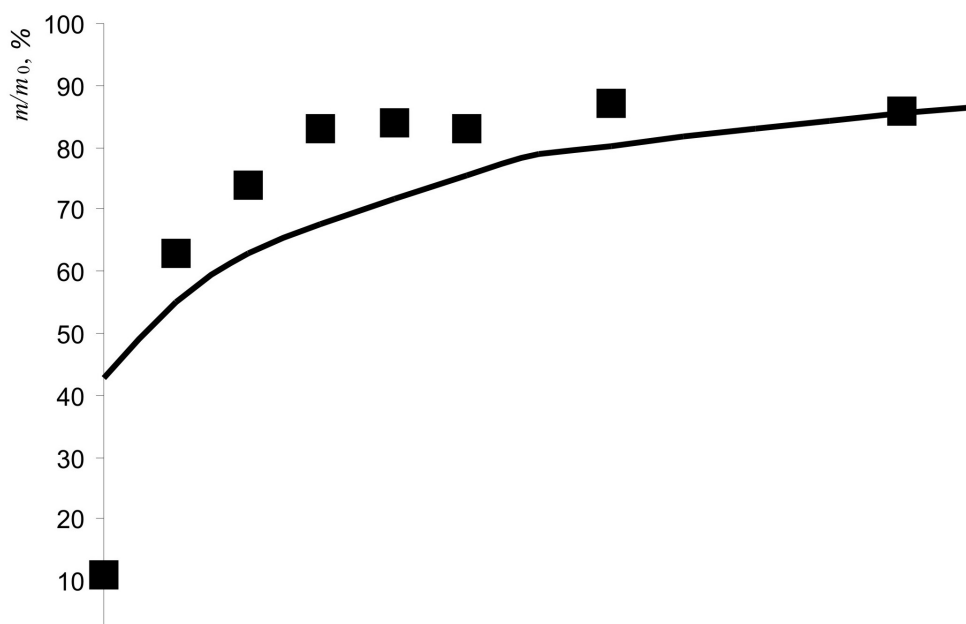


Рис. 3. Относительная масса испарившегося аэрозоля в зависимости от времени (точками показаны экспериментальные данные)

где $K(m, m')$ – вероятность столкновения капель с массами m и m' в единицу времени. Определим вероятность столкновения капель (ядро уравнения Смолуховского) как линейную функцию их масс: $K(m, m') = b(m + m')$.

Член I_2 описывает возникновение частиц массой m за счет столкновения капель с массой m' и $m - m'$:

$$I_2 = \frac{1}{2} \int_0^m K(m - m', m') g(m', t) g(m - m', t) dm',$$

член I_3 – уменьшение массы капель за счет их испарения, определяется уравнением Максвелла, отнесенным к массе частицы:

$$I_3 = \frac{\partial}{\partial m} \left(\frac{dm}{dt} g(m) \right) = \frac{\partial}{\partial m} \frac{4\pi r D_f M (p_{drop} - p_{pl}) g(m)}{RT}.$$

На рис. 4 приведены результаты численного расчета массовой функции распределения через

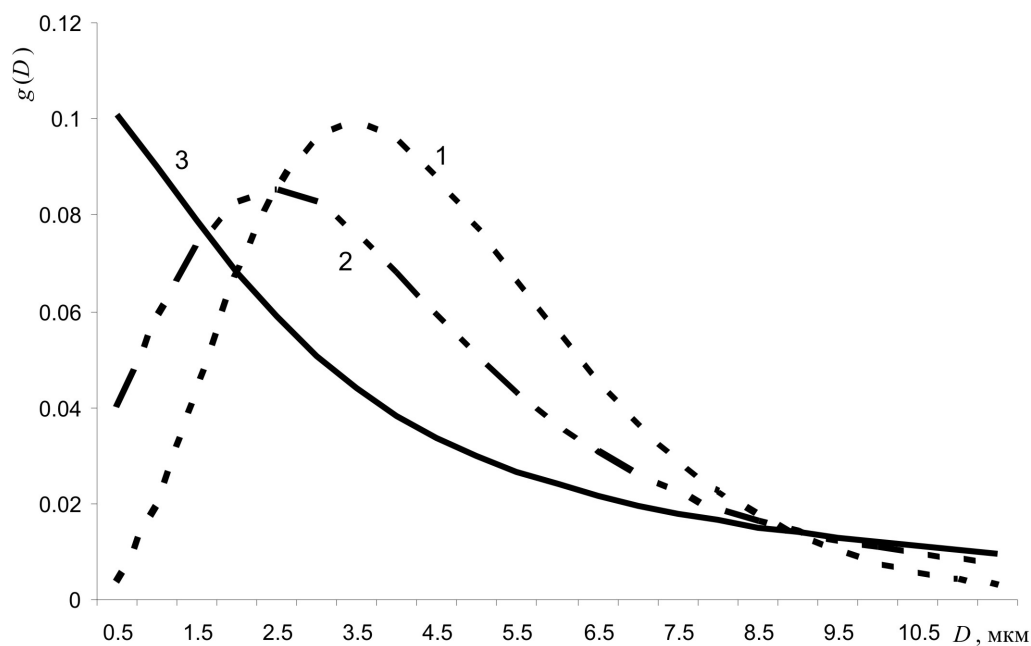


Рис. 4. Массовая функция распределения частиц по размерам в нулевой момент времени (кривая 1), через 10 с (кривая 2) и через 45 с (кривая 3) – расчет

10 и 45 с после распыления в соответствии с приведенной выше моделью.

Массовое распределение постепенно «размазывается» за счет коагуляции, и его максимум смещается в сторону меньших размеров за счет испарения мелких капель.

Выводы

Представлены результаты теоретического исследования взрывного способа генерации водяного аэрозоля, который можно рассматривать как предельный случай гидравлического метода распыле-

ния: резкий скачок давления в системе происходит в результате действия взрыва. Показана роль кавитации в процессе формирования высокодисперсного аэрозоля. Предложена модель дальнейшей эволюции полученного аэрозоля с учетом процессов испарения и коагуляции; с помощью численных расчетов получено распределение частиц аэрозоля по размерам в зависимости от времени. Представленные результаты сравнения экспериментальных и теоретических исследований свидетельствуют о физической адекватности предлагаемой математической модели.

СПИСОК ЛИТЕРАТУРЫ

- 1 Буренок В.М., Корчак В.Ю., Смирнов С.С. Оружие нелетального действия – составная часть системы вооружения будущего // Вестник Академии военных наук. – 2007. – № 4. – С. 117–127.
- 2 Стебновский С.В. Импульсное диспергирование как предельный режим разрушения жидкого объема // Физика горения и взрыва. – 2008. – Т. 44. – № 2. – С. 117–128.

- 3 Кедринский В.К. Газодинамика взрыва: эксперимент и модели. – Новосибирск: Изд-во СО РАН, 2000. – 435 с.
- 4 Волошук В.М. Кинетическая теория коагуляции. – Л.: Гидрометеиздат, 1984. – 284 с.

Поступила 17.06.2010 г.

УДК 533.9.01

ОСОБЕННОСТИ ЗАТУХАНИЯ ЭЛЕКТРОМАГНИТНОГО ПОЛЯ В ПЛАЗМЕ ВЫСОКОЧАСТОТНОГО ЕМКОСТНОГО РАЗРЯДА

В.А. Власов, Ю.Ю. Луценко, Н.В. Корепанова, Е.П. Зеленецкая

Томский политехнический университет
E-mail: luts@mail.ru

Приведены результаты измерений осевого распределения гармонических составляющих электрического поля емкостного разряда, горящего в среде аргона и воздуха, при изменении частоты основной гармоники. Установлен полирезонансный характер затухания гармоник в плазме разряда. Рассмотрено влияние температуры электронов, и соответственно концентрации электронов плазмы разряда на затухание частотных составляющих. Установлен аномальный рост третьей гармонической составляющей электрического поля при уменьшении электронной температуры плазмы разряда.

Ключевые слова:

Высокочастотный емкостной разряд, гармоники, электромагнитное поле, электронная температура, плазма, параметрический резонанс.

Key words:

High-frequency capacitive discharge, harmonic components, electromagnetic field, electron temperature, plasma, parametric resonance.

Введение

Высокочастотный разряд емкостного типа, горящий при атмосферном давлении, представляет собой тонкий плазменный шнур, окруженный слабо-светящейся диффузионной оболочкой. Горение высокочастотных разрядов емкостного типа осуществляется за счёт [1, 2] диссипации поверхностной электромагнитной волны, распространяющейся вдоль канала разряда. По условиям возбуждения поверхностной электромагнитной волны в плазме разряда данные разряды можно подразделить на высокочастотный факельный разряд и высокочастотный емкостной разряд. Высокочастотный факельный разряд зажигается с конца металлического электро-

да, обычно имеющего цилиндрическую форму. Возбуждение же емкостного разряда осуществляется электродом, охватывающим разрядную трубку. Поэтому высокочастотный емкостной разряд в отличие от высокочастотного факельного разряда является безэлектродным разрядом.

В работе [3] нами было установлено отсутствие затухания первых двух гармонических составляющих электромагнитного поля вдоль оси факельного разряда, горящего в воздухе. Для случая факельного разряда, горящего в среде аргона, было установлено отсутствие затухания первых трёх гармоник. В то же время с увеличением частоты электромагнитной волны её затухание должно возрастать. Для