文章编号: 1672 - 3317 (2023) 07 - 0138 - 07

# 定常振荡流施肥模式对灌溉管道混合均匀性的影响

李 杰,李俊龙,张以升\* (郑州大学 水利与土木工程学院,郑州 450001)

摘 要:【目的】探究柱塞泵提供的定常振荡注肥模式对灌溉管网首部主干管道水肥混合均匀性的影响,寻求不同运行工况下分干管安全布设距离。【方法】采用室内试验与数值仿真相结合的方法,分析相同工况下管道内肥液质量分数,利用数值仿真方法探究温度、管径、主管流量以及注肥比对水肥混合均匀性影响。【结果】室内试验与数值仿真所得出的水肥混合均匀性规律吻合,随着混合距离的增加混合均匀性逐渐增大。其他工况相同时,当主管管径从 63 mm 增大到 110 mm,有效混合距离平均增加了 0.769 m;温度从 10 ℃增加到 30 ℃时,主管流量为 6、8 m<sup>3</sup>/h 处理的有效混合距离平均下降了 0.499 m 和 1.681 mm;主管流量从 6 m<sup>3</sup>/h 增加到 8 m<sup>3</sup>/h 时, 63、90、110 mm 管径处理的有效混合距离平均增加了 1.598、1.064、1.132 m;注肥比从 2%增加到 4%时, 63、90、110 mm 管径处理的有效混合距离平均增加了 0.534、0.824、0.826 m。【结论】水肥混合均匀所需的有效混合距离随管径与主管流量的增加而增加,随温度与注肥比的增加而减少;采用 63、90、110 mm 的灌溉主管,分干管的开口 位置应距注肥口 5~5.5 m 处。

关键词:水肥一体化;数值模拟;多相流;注肥三通管;定常振荡流 中图分类号: S274.2 文献标志码: A doi: 10.13522/j.cnki.ggps.2022582



李杰,李俊龙,张以升. 定常振荡流施肥模式对灌溉管道混合均匀性的影响[J]. 灌溉排水学报, 2023, 42(7): 138-144. LI Jie, LI Junlong, ZHANG Yisheng. Effects of Steady Intermittent Fertilizer Injection on Uniformity of Water and Fertilizer Mixture in Irrigation Pipe[J]. Journal of Irrigation and Drainage, 2023, 42(7): 138-144.

0引言

【研究意义】水肥一体化技术是一种新兴的农业 灌溉新技术,水溶性肥液通过注肥设备进入灌溉管道 后,与主干管中的水充分混合后进入支管,再经由毛 管分配给各灌水器进而实施灌溉,水肥一体化能够最 大程度地节约水肥资源提高施肥效率<sup>[1-3]</sup>。肥液与水 的混合均匀性是决定水肥利用效率的重要因素,一 般来说,肥液与水在进入第一级支管前充分混合, 可大大提高水肥利用效率,因此研究定常振荡注肥 模式对灌溉管网首部主干管道水肥混合均匀性的影 响十分重要。【研究进展】Vicent 等<sup>[4]</sup>研究发现,管 道入口角度趋近于 90 时数值仿真结果与室内管道 试验结果之间的误差小于 10%; Walker 等<sup>[5]</sup>研究发 现,在使用 k-ε 湍流模型时增加模型系数可改善肥 液浓度与速度分布的一致性; Yenjaichon 等<sup>[6]</sup>研究 发现,当注入模式由近壁注入改为射流混合时肥液 混合质量会得到显著的提高; Lin 等<sup>[7]</sup>研究表明, 在 T 型管热混合过程中二次流对混合过程起重要作用:

©《灌溉排水学报》编辑部,开放获取 CC BY-NC-ND 协议

Akbari 等<sup>[8]</sup>研究将重流体注入轻流体的过程发现, 随着重流流速的增加,流体之间的混合更加充分; 殷鹏飞等<sup>[9]</sup>研究发现,在一定范围内提高水肥流速, 降低其流速比及管径比,可有效提高水肥的混合效 果,促进水肥混合均匀性;朱金铤等<sup>[10]</sup>研究发现, 流量比对注肥三通管直通局部阻力系数有显著影响, 管径比对局部阻力系数无显著影响; Sun 等<sup>[11]</sup>通过 建立数值模型,探究了恒定流情况下管道盐溶液与 水的混合过程,并通过管道试验验证了数值仿真结 果的可靠性,但未探讨定常振荡流情况下液体混合 过程; Zhang 等<sup>[12]</sup>对定常振荡注肥模式下,灌溉管 道内水肥混合规律进行了试验研究,考察了部分管 道结构参数、水力参数和肥料物理性质对水肥混合 均匀性的影响,但未考虑温度对水肥混合过程的影 响。【切入点】在实际喷滴灌工程中,多采用柱塞 泵<sup>[13]</sup>以脉冲注肥方式向灌溉管道中注入肥液,实际 为定常振荡流在管道中的液-液混合,目前关于此过 程的研究较少,特别是针对影响水肥混合过程的重 要影响因素的研究以及混合机理的分析不够具体。

【拟解决的关键问题】本研究拟采用管道试验与数 值仿真的方法探究定常振荡流时不同灌溉主管管径、 温度、主管流量以及注肥比的情况下管道中水肥混 合规律,提出定常振荡流情况下施肥管道支管的安 全开口位置,对达成灌溉与施肥过程有机结合、节

收稿日期: 2022-10-20 修回日期: 2023-03-02 网络出版日期: 2023-05-10 基金项目:河南省科技攻关项目(212102110036)

**作者简介:** 李杰(1998-), 男。硕士研究生, 主要从事灌溉水力学研究。 E-mail: lijie535438@163.com

**通信作者:** 张以升(1988-),男。讲师,主要从事工程水力学研究。 E-mail: yishengzhang@zzu.edu.cn

约水肥资源以及提高施肥效率有重要意义。

#### 1 材料与方法

## 1.1 试验设计

为验证数值仿真结果的准确性设计了物理试验, 试验在室内常温下进行。试验系统分为 3 个部分: 灌溉水控制系统、注肥系统以及水肥混合管。灌溉 水控制系统以 10 m<sup>3</sup> 水箱作为水源,通过变频控制 柜(宝鸡市秦川测控科技有限公司)控制水泵以及 电磁流量计(CKLDG/LDG,中国,精度为±0.5%) 对灌溉管道主管流量进行控制,基于工程实际选择 了灌溉主管管径(D=63、90、110 mm),灌溉主管 采用 PVC 材料。注肥系统中柱塞泵进出肥管道均采 用聚乙烯 (PE) 管道, 直径为 d=12 mm, 注入混合 管道之中的肥液是固体肥液与水混合稀释后的溶液, 试验采用固体肥料为复合肥( $\omega$  (N+P<sub>2</sub>O+K<sub>2</sub>O) ≥ 40%),注肥量采用动态称质量法进行测定,即根 据 1 min 内抽取的肥液质量换算得到平均注肥流量, 试验使用的储肥桶容积为 30 L, 电子秤(正峰 T1 台 秤)量程为 75 kg,精度为 1 g。为确定水肥混合管 道中水肥的混合情况,沿管道中心线布置了上下共 34 根取样管,取样管采用直径 8 mm、长度 50 mm 的聚乙烯管道,间隔为0.5m。

试验考虑了灌溉主管管径(*D*)、温度(*T*)、 主管流量(*Q*)以及注肥比(*δ=q/Q*)对水肥混合均 匀性的影响。试验通过变频控制柜和电磁流量计控 制主管流量,待管道流量稳定后,通过柱塞泵向管 道中注入肥液。为确保肥液与灌溉水充分混合,在 开始注肥 5 min 后取样。以第 1 根取样管道为 P1, 每隔 1 min 对下 1 根取样管进行取样,每根取样管 进行 3 次取样,使用电导率仪(DDSJ-319L)测定 P1--P17 共计 34 个样品电导率并转换成肥液质量分 数,试验影响因素具体如表 1 所示。

表1 试验因素水平

		1		
处理	<i>T</i> /°℃	D/mm	$Q/(m^3 h^{-1})$	$\delta$ /%
1	10	63	6	2
2	20	90	8	3
3	30	110		4

# 1.2 数值仿真

# 1.2.1 模型建立

采用有限元分析软件 Ansys (2021R1)中的 CFD 模块建立了如图 1 所示的 T 形三通管几何模型。 模拟管道模型的长度为 10 m,直径为 12 mm 的垂直 射流注肥口中心处与横向灌溉注水口的距离为 1.5 m。 根据所建立的几何模型,采用六面体结构网格进行 绘制,不同管径(D=63、90、110 mm)主管的网格 数分别为 545 374、756 862、897 654 个,图1所示 注水口的直径 D=63 mm。



Fig.1 Numerical model of mixed pipe

1.2.2 控制方程

在混合过程中竖直注肥管与横向灌溉管道中的 液体流动状态均为湍流,湍流模型使用了应用范围 广、精度更高的重新整化群(RNG)*k-ε*模型<sup>[13-14]</sup>, 肥液与水的混合本质上为不同溶质液体的混合,混 合模型采用组分运移模型(Species Transport)。

连续性方程:

$$\frac{\partial}{\partial} (\sum_{k=1}^{n} \phi_{k} \rho_{k}) + \nabla \cdot (\sum_{k=1}^{n} \phi_{k} \rho_{k} \overline{v_{k}}) = 0, \qquad (1)$$

式中: k 为流体相数;  $\rho$  为流体密度( $kg/m^3$ );  $\varphi$  为 流体体积分数;  $\bar{\nu}$ 为流体平均速度(m/s)。

动量方程:

$$\frac{\partial}{\partial_t} \left(\sum_{k=1}^n \phi_k \rho_k v_k\right) + \nabla \left(\sum_{k=1}^n \phi_k \rho_k v_k^2\right) = -\alpha_k \nabla p + \nabla \left[\alpha_k (\tau_k + \tau_k^t)\right] + \alpha_k (\tau_k + \tau_k^t) = -\alpha_k \nabla p + \nabla \left[\alpha_k (\tau_k + \tau_k^t)\right] + \alpha_k (\tau_k + \tau_k^t) = -\alpha_k \nabla p + \nabla \left[\alpha_k (\tau_k + \tau_k^t)\right] + \alpha_k (\tau_k + \tau_k^t) = -\alpha_k \nabla p + \nabla \left[\alpha_k (\tau_k + \tau_k^t)\right] + \alpha_k (\tau_k + \tau_k^t) = -\alpha_k \nabla p + \nabla \left[\alpha_k (\tau_k + \tau_k^t)\right] + \alpha_k (\tau_k + \tau_k^t) = -\alpha_k \nabla p + \nabla \left[\alpha_k (\tau_k + \tau_k^t)\right] + \alpha_k (\tau_k + \tau_k^t) = -\alpha_k \nabla p + \nabla \left[\alpha_k (\tau_k + \tau_k^t)\right] + \alpha_k (\tau_k + \tau_k^t) = -\alpha_k \nabla p + \nabla \left[\alpha_k (\tau_k + \tau_k^t)\right] + \alpha_k (\tau_k + \tau_k^t) = -\alpha_k \nabla p + \nabla \left[\alpha_k (\tau_k + \tau_k^t)\right] + \alpha_k (\tau_k + \tau_k^t) = -\alpha_k \nabla p + \nabla \left[\alpha_k (\tau_k + \tau_k^t)\right] + \alpha_k (\tau_k + \tau_k^t) = -\alpha_k \nabla p + \nabla \left[\alpha_k (\tau_k + \tau_k^t)\right] + \alpha_k (\tau_k + \tau_k^t) = -\alpha_k \nabla p + \nabla \left[\alpha_k (\tau_k + \tau_k^t)\right] + \alpha_k (\tau_k + \tau_k^t) = -\alpha_k \nabla p + \nabla \left[\alpha_k (\tau_k + \tau_k^t)\right] + \alpha_k (\tau_k + \tau_k^t) = -\alpha_k \nabla p + \nabla \left[\alpha_k (\tau_k + \tau_k^t)\right] + \alpha_k (\tau_k + \tau_k^t) = -\alpha_k \nabla p + \nabla \left[\alpha_k (\tau_k + \tau_k^t)\right] + \alpha_k (\tau_k + \tau_k^t) = -\alpha_k \nabla p + \nabla \left[\alpha_k (\tau_k + \tau_k^t)\right] + \alpha_k (\tau_k + \tau_k^t) = -\alpha_k \nabla p + \nabla \left[\alpha_k (\tau_k + \tau_k^t)\right] + \alpha_k (\tau_k + \tau_k^t) = -\alpha_k \nabla p + \nabla \left[\alpha_k (\tau_k + \tau_k^t)\right] + \alpha_k (\tau_k + \tau_k^t) = -\alpha_k \nabla p + \nabla \left[\alpha_k (\tau_k + \tau_k^t)\right] + \alpha_k (\tau_k + \tau_k^t) = -\alpha_k \nabla p + \nabla \left[\alpha_k (\tau_k + \tau_k^t)\right] + \alpha_k (\tau_k + \tau_k^t) = -\alpha_k \nabla p + \nabla \left[\alpha_k (\tau_k + \tau_k^t)\right] + \alpha_k (\tau_k + \tau_k^t) = -\alpha_k \nabla p + \nabla \left[\alpha_k (\tau_k + \tau_k^t)\right] + \alpha_k (\tau_k + \tau_k^t) = -\alpha_k \nabla p + \nabla \left[\alpha_k (\tau_k + \tau_k^t)\right] + \alpha_k (\tau_k + \tau_k^t) = -\alpha_k \nabla p + \nabla \left[\alpha_k (\tau_k + \tau_k^t)\right] + \alpha_k (\tau_k + \tau_k^t) = -\alpha_k \nabla p + \nabla \left[\alpha_k (\tau_k + \tau_k^t)\right]$$

$$\sum_{k=1}^{n} \phi_k \rho_k \mathbf{g} + F, \qquad (2)$$

式中: p 为压力 (Pa);  $\tau$  为分子动量 (N/m<sup>2</sup>); g 为重力加速度 (m/s<sup>2</sup>); F 为体积力 (N/m<sup>3</sup>)。

第 k 相的体积分数方程:

$$\frac{\partial}{\partial_{t}}(\phi_{k}\rho_{k}) + \nabla \cdot (\phi_{k}\rho_{k}v_{k}) = -\nabla \cdot (\phi_{k}\rho_{k}v_{\mathrm{dr},k}), \qquad (3)$$

$$v_{\mathrm{dr},k} = v_k - \frac{\sum_{k=1}^n \phi_k \rho_{kV_k}}{\sum_k^n \phi_k \rho_k},\tag{4}$$

式中: $v_{dr,k}$ 为第 k 相的滑移速度(m/s); $v_k$ 为混合 相的流速(m/s)。

1.2.3 边界条件

肥液

在肥液与水的混合模拟中,水进口与肥进口均 采用速度入口,数值模型中填充的流体材料分别为 水和肥料的溶液,流体材料的密度与黏度会对混合 效率产生影响,使用的流体材料属性如表 2。

表 2 流体材料属性

	Table 2 Prop	erties of fluid mater	Tal
材料	密度/(kg m <sup>-3</sup> )	黏度/(kg m <sup>-1</sup> s <sup>-1</sup> )	混合扩散系数
水	997.05	0.000 9	1×10 <sup>-9</sup>

肥液通过柱塞泵脉冲注入混合管道中,肥液流 量变化曲线计算式为:

$$q_{\rm f} = q \left[ 1 + \frac{1}{2} \sin(2\pi t) \right], \tag{5}$$

0.004 0

式中: $q_f$ 为肥液注入时的瞬时速度(m/s)。

1 030.0

注肥口与注水口的速度由流量决定,速度计算 1.3

式为:

$$V_1 = \frac{4Q}{\pi d^2},\tag{6}$$

$$V_2 = \frac{4q \left[1 + \frac{1}{2}\sin(2\pi t)\right]}{\pi d^2},$$
 (7)

式中: *D* 为灌溉主管直径(mm); *d* 为注肥口直径(mm)。壁面采用无滑移条件,近壁区采用标准壁面函数<sup>[15-16]</sup>。出口选择压力出口,动量、体积分数和湍动能采用一阶迎风式离散,计算时间步长确定为0.01,迭代次数为1500次,计算总时间为15 s。 1.2.4 网格无关性检验

以 *T*1*D*1*Q*1δ1 为例,选择了 3 种不同的尺寸对 数值模型进行网格划分,网格总数分别为 545 374、 600 345、642 321 个。在相同的边界条件下,对 3 种 不同网格划分的数值模型,比较相同位置肥液质量分 数。如表 3 所示,在不同的网格数目下,相同位置 的肥液质量分数基本无变化,故选择网格数目为 545 374 的划分尺寸,以达到减少模拟时间的目的。

表 3 T1D1Q1δ1 工况下网格的无关性检验

Table 3 Mesh independence study for  $T1D1Q1\delta1$  conditions



### 1.3 数据处理

肥液与水在混合管道的混合本质上为两相流混 合,为判断管道中水肥混合情况,本研究拟采用偏 差系数法作为混合均匀评价指标,在管道截面上距 离管壁 2 mm 处从原点处顺时针依次取 9 个点,计 算截面的偏差系数。偏差系数越小则表示混合越均 匀, $\varphi \leq 0.01$ 时视作混合均匀<sup>[17]</sup>。理想状态下肥液从 开始注入混合均匀的过程中,偏差系数值逐步变小 最后趋于 0。本研究测量了不同位置的采样管中混 合液体的电导率,进而可以判断水肥混合管道系统 中水肥混合均匀的位置。

### 1.4 模拟可靠性验证

通过电导率与肥液质量分数的关系,将试验实 测混合溶液浓度转化为肥液质量分数与数值模拟结 果进行比较,图2展示了主管流量 Q=6 m<sup>3</sup>/h时,不 同注肥比(2%、3%、4%)工况下肥液质量分数随 混合距离的变化。由图2可知,实测肥液质量分数 与数值模拟计算结果吻合较好,在3种工况下,上 部取样管的肥液质量分数沿混合距离逐渐变小,下 部取样管的肥液质量分数则随混合距离的增加逐 渐变大,模拟结果中肥液沿程质量分数变化趋势 与3种工况下的试验结果趋于一致,采样管上部的 相对误差为 9.82%,采样管下部相对误差为 5.01%, 均小于 10%。



Fig.2 Comparison of experimental and simulated results

# 2 结果与分析

## 2.1 混合过程与肥液质量分数变化

图 3 为 *T*1D1Q1δ1 工况下肥液混合云图。在肥 液注入前,管道中被水充满;肥液注入管道后,肥 液逐渐被稀释,但肥液与水之间存在明显的分层现 象。随着混合过程的进行,肥液与水的混合均匀性 进一步提升,肥液质量分数随混合距离的增加逐步 减小,混合区域沿重力方向与管道 *x* 轴方向逐步扩大, 如图 4 所示,根据采样管的布置沿 x 轴每隔 0.5 m 取管道 yz 面截面,P0 处为注肥口截面。肥液 注入混合管道后同时沿重力方向与灌溉水流方向扩散,受壁面的影响肥液的横向扩散速度远小于纵向 扩散速度,随着混合距离增加,肥液与水混合而充 满管道上部,肥液沿壁面的扩散速度超过纵向的混 合速度,如图中 P2 位置所示,肥液与水的混合速 度加快最终在 P4 位置(距注肥口大约 3.8 m 处) 开始混合均匀。

沿x轴各肥液质量分数分层之间的间隔逐渐缩小。



Fig.4 Mass fraction of fertilizer along the radial direction at different axis positions

沿程偏差系数变化如图 5 所示。随着混合距离 的增大偏差系数逐步减小,水肥混合均匀性逐步提 高,最终在 3.5~4 m 处混合均匀。

# 2.2 有效混合距离

偏差系数趋近于 0.01 时,管道截面之间肥液质 量分数变化可忽略不计。因此,当偏差系数<sup>[18]</sup>趋近 0.01 时可认为水肥混合过程完成,故拟定以偏差系 数 *q*=0.01 时的混合距离为有效混合距离,分析不同 因素水平对有效混合距离的影响,各工况下的有效 混合距离如表 4。



Fig.5 Variation of deviation coefficient along the path

表 4 不同工况下的有效混合距离 Table 4 Effectivemixing length under different working conditions

Tuble 4 Effectivelinking length under different working conditions					
工况	有效混合距离/m	工况	有效混合距离/m	工况	有效混合距离/m
$T1D1Q1\delta 1$	3.892	$T1D2Q1\delta 1$	5.074	$T1D3Q1\delta1$	5.622
$T1D1Q1\delta 2$	3.636	$T1D2Q1\delta 2$	4.488	$T1D3Q1\delta 2$	4.823
$T1D1Q1\delta3$	3.531	$T1D2Q1\delta3$	4.252	$T1D3Q1\delta3$	4.767
$T1D1Q2\delta 1$	5.821	$T1D2Q2\delta 1$	6.824	$T1D3Q2\delta 1$	7.134
$T1D1Q2\delta 2$	5.292	$T1D2Q2\delta2$	6.222	$T1D3Q2\delta2$	6.735
$T1D1Q2\delta3$	4.979	$T1D2Q2\delta3$	5.753	$T1D3Q2\delta3$	6.134
$T2D1Q1\delta1$	3.711	$T2D2Q1\delta 1$	4.576	$T2D3Q1\delta1$	4.810
$T2D1Q1\delta 2$	3.563	$T2D2Q1\delta 2$	4.398	T2D3Q1δ2	4.636
$T2D1Q1\delta3$	3.511	$T2D2Q1\delta3$	4.132	T2D3Q1δ3	4.356
$T2D1Q2\delta1$	5.622	$T2D2Q2\delta 1$	6.041	$T2D3Q2\delta 1$	6.389
$T2D1Q2\delta2$	5.205	$T2D2Q2\delta 2$	5.421	$T2D3Q2\delta2$	5.797
$T2D1Q2\delta3$	4.753	$T2D2Q2\delta3$	4.837	T2D3Q2δ3	5.012
$T3D1Q1\delta1$	3.586	$T3D2Q1\delta1$	4.304	$T3D3Q1\delta1$	4.566
$T3D1Q1\delta2$	3.501	$T3D2Q1\delta2$	4.121	$T3D3Q1\delta2$	4.224
$T3D1Q1\delta3$	3.436	$T3D2Q1\delta3$	3.892	$T3D3Q1\delta3$	3.963
$T3D1Q2\delta1$	5.443	$T3D2Q2\delta 1$	4.833	$T3D3Q2\delta 1$	5.905
$T3D1Q2\delta2$	5.194	$T3D2Q2\delta2$	4.602	T3D3Q2 <i>8</i> 2	5.204
$T3D1Q2\delta3$	4.528	$T3D2Q2\delta3$	4.321	<i>T</i> 3 <i>D</i> 3 <i>Q</i> 2 <i>δ</i> 3	4.932
		<b>石</b> 卜达 目 刀 注 丽 Ц	ふ 依次目 (の)		

相同温度下(*T*=20 ℃),管径与流量及注肥比 对有效混合距离的影响如图 6 所示。在流量与注肥 比相同的工况下,管径从 63 mm 增大到 110 mm 时, 有效混合距离平均增加了约 0.769 m;注肥比相同, 主管流量(Q)从6m<sup>3</sup>/h增加到8m<sup>3</sup>/h时,不同管 径下的有效混合距离平均增加了1.598、1.064、 1.132m。显然,较大的管径与主管流量会对管道中 水肥混合带来不利的影响,随着二者数值的增加所 需的混合距离会逐步增大,并且根据有效混合距离 的变化幅度可知,主管流量对有效混合距离的影响 较为显著。

主管流量相同, 注肥比(δ) 从 2%增加到 4%时, 不同管径下的混合距离平均减少了 0.758 m, 注肥比 与有效混合距离负相关,但不同主管流量下注肥比的 增加对有效混合距离的影响存在明显差异,如图 7 所 示。在 *Q*=6 m<sup>3</sup>/h 时,随着注肥比的增加,有效混合 距离平均减少了 0.366 m; 而当 *Q*=8 m<sup>3</sup>/h 时,有效 混合距离平均减少了 1.15 m。由有效混合距离的变 化幅度可以得到,当主管流量较大时,增大注肥比 可有效缩短有效混合距离。





图 6 不同管径下有效混合距离随主管流量和注肥比的变化

Fig.6 Effective mixing distance as a function of the main flow and injection ratio under different pipe diameter



图 7 不同注肥比下有效混合距离的变化趋势

Fig.7 Variation trend of effective mixing distance under different fertilizer injection ratio

选取管径(D=90 mm)为定值,探究温度对有 肥比均显著影响有效混合距离,与管径、温度和注合距离的影响。图 8显示了在不同肥液温度梯 肥比相比,主管流量对有效混合距离的影响效果最 各工况的有效混合距离变化趋势,随着温度的 为明显,主管管径对有效混合距离的影响次之。

表 5 各因素对有效混合距离的方差分析

Table 5 Analysis of variance between each factor and

effective mixing length

chicea ve hinning lengar						
因素	Ⅲ 型平方和	自由度	均方差	F	Р	
管径	10.052	2	5.026	17.359	0.000	
温度	3.635	2	1.817	6.277	0.004	
主管流量	19.635	1	19.635	67.817	0.000	
注肥比	5.21	2	2.605	8.997	0.001	

## 2.3 混合机理分析

肥液在刚注入管道时偏差系数急剧减小,随着 混合距离的增大,偏差系数的变化幅度逐步减小最 终趋于稳定,在这期间管道中流体的流态发生了剧 烈变化。图 9 为 *T3D1Q1δ1* 工况下管道横截面的流 速。由图 9 可知,肥液注入管道后,在注肥管道与 主管管道交界处的上部立即出现了 2 个涡并且向四 周扩散,管道中央的流速变化十分剧烈。随着混合 距离的增大,沿中轴线右边的涡逐步扩大而左边的 涡逐步缩小最终合并,管道内流场趋于稳定,此时 管道中肥水混合基本完成。

效混合距离的影响。图 8 显示了在不同肥液温度梯 度下各工况的有效混合距离变化趋势,随着温度的 增加有效混合距离总体呈下降趋势。在 *Q*=6 m<sup>3</sup>/h 时, 温度从 10 ℃升高至 30 ℃,有效混合距离平均下降 了 0.499 m;而在 *Q*=8 m<sup>3</sup>/h 时,有效混合距离平均 下降了 1.681 m。故当主管流量较大时,温度对有效 混合距离的影响较为显著。



图 8 不同温度下有效混合距离随主管流量和注肥比的变化 Fig.8 Effective mixing distance as a function of the main flow and injection ratio under different temperature

由表 5 可知,主管管径、温度、主管流量和注



图 9 沿 x 轴肥液流速的变化

Fig.9 Changes of velocity along the *x* axis

## 2.4 分干管安全开口位置

在灌溉系统中水肥混合均匀所需要的混合距离, 对于节约水肥资源,提高水肥利用效率以及施肥策 略的发展具有重要意义,在工程实际中,水肥混合 均匀进程通常在 20 ℃左右,根据数值仿真结果,主 管流量 *Q*=6 m<sup>3</sup>/h时不同管径的平均有效混合距离分 别为 3.595、4.369、4.601 m; 主管流量 *Q*=8 m<sup>3</sup>/h 时 不同管径的平均有效混合距离分别为 5.193、5.433、 5.733 m。综合模拟结果,在定常振荡流情况下分干 管的开口位置应位于距注肥口 5~5.5 m 处,在温度 较低的情况下,应适当地降低主管流量以及使用管 径更小的灌溉主管,而在主管流量较大的情况下可 通过提升注肥比减少有效混合距离。

# 3 讨 论

数值模拟可用于探究定常振荡流注肥模式下管 道中的水肥混合问题。肥液注入灌溉管道后,在灌 溉管道相同位置处,数值模拟结果与室内管道试验 测量值吻合较好,肥液质量分数的相对误差小于 10%,表明通过 CFD 建立数值模型解决灌溉管道中 水肥混合问题是可行的,这与 Sun 等<sup>[11]</sup>的研究结果 相似。本研究采用定常振荡流注肥模式与大多数针 对水肥混合过程的研究<sup>[9-10]</sup>所使用的恒定流注肥模式 存在一定的差异性,这主要是因为实际的喷灌工程 中肥液多采用柱塞泵<sup>[13]</sup>脉冲注入管道,定常振荡流 注肥模式更贴近于现实情况。

本研究中,水肥混合均匀所需的有效混合距离 随管径与主管流量的增加而增加,这与 Zhang 等<sup>[12]</sup> 研究结果一致。这是因为在管径恒定的情况下,主 管流量的增加,会引起灌溉水流速的增加,肥液脉 冲注入时与其接触的部分相对减少,肥液浮于管道 顶部的情况加剧,向外扩散的速度减慢。与此同时, 灌溉水流速的增加伴随着更强的速度剪切,会带来 巨大的能量损失,从而导致水肥混合的进程减慢, 表现为所需的有效混合距离更长。较大的管径增加 了肥液的扩散面积,在主管流量与注肥比恒定的情 况下,管径越小越有利于肥液的扩散,有效混合距 离越短。在较大的主管流量下,注肥比的增加可有 效减少有效混合距离,在O=6 m<sup>3</sup>/h 时,随着注肥比 的增加,有效混合距离平均减少了 0.366 m; 而当 Q=8 m<sup>3</sup>/h 时,有效混合距离平均减少了 1.15 m。注 肥比的增加带来了更大的注肥量,在注肥管管径恒 定的情况下,注肥量的增加会带来更大注肥速度, 使水肥混合更加充分,表现为所需的有效混合距离 减少,这与 Akbari 等<sup>[8]</sup>的研究结果相似。此外,温 度作为灌溉工程中不可忽略的环境因子,对于加快 水肥混合进程有重要影响,这一作用在主管流量较 大时更为显著,在 Q=6 m³/h 时,温度从 10 ℃升高 至 30 ℃,有效混合距离平均下降了 0.499 m;而在 Q=8 m<sup>3</sup>/h 时,有效混合距离平均下降了 1.681 m,这 是因为温度的增加会使流体的粘滞性降低,流动性 增加,加快了水肥混合的进程,表现为所需的有效 混合距离变短。此外,注肥时肥液与灌溉水的接触 会形成涡流,涡流的产生与消解带来的是肥液与水 的充分混合,而温度的增加会加剧此过程。

# 4 结 论

1)管道试验中肥液质量分数分布与数值模拟结
 果基本吻合,水肥混合变化趋势一致。

 水肥混合程度随着混合距离的增加而提升, 此过程伴随着涡的产生与消解。

3)水肥混合均匀所需的有效混合距离随管径与 主管流量的增加而增加,随温度与注肥比的增加而 减少,主管流量的影响最为显著,管径次之;采用 直径为 63、90、110 mm 灌溉主管,分干管的开口 位置应距注肥管道 5~5.5 m 处。

(作者声明本文无实际或潜在的利益冲突)

## 参考文献:

- 李传哲,许仙菊,马洪波,等.水肥一体化技术提高水肥利用效率研究进展[J]. 江苏农业学报,2017,33(2):469-475.
   LI Chuanzhe, XU Xianju, MA Hongbo, et al. Research advances in fertigation technology improving water and fertilizer use efficiency[J]. Jiangsu Journal of Agricultural Sciences, 2017, 33(2): 469-475.
- [2] 刘传和,陈少华,黎锦洪.水肥一体化对山地栽培菠萝生长及品质的影响[J]. 灌溉排水学报,2017,36(1):102-106.
   LIU Chuanhe, CHEN Shaohua, LI Jinhong. Effects of fertigation on growth and fruit quality of pineapple at mountain condition[J]. Journal of Irrigation and Drainage, 2017, 36(1): 102-106.
- [3] FUESS L T, GARCIA M L. Implications of stillage land disposal: A critical review on the impacts of fertigation[J]. Journal of Environmental Management, 2014, 145: 210-229.
- [4] VICENTE W, SALINAS-VAZQUEZ M, CHAVEZ C, et al. Different numerical methods in the study of passive scalar transport in a pipeline X-junction[J]. Applied Mathematical Modelling, 2009, 33(3): 1 248-1 258.
- [5] WALKER C, MANERA A, NICENO B, et al. Steady-state RANSsimulations of the mixing in a T-junction[J]. Nuclear Engineering and

Design, 2010, 240(9): 2 107-2 115.

- [6] YENJAICHON W, GRACE J R, LIM C J, et al. In-line jet mixing of liquid-pulp-fiber suspensions: Effect of fiber properties, flow regime, and jet penetration[J]. Aiche Journal, 2013, 59(4): 1 420-1 430.
- [7] LIN C H, FERNG Y M. Investigating thermal mixing and reverse flow characteristics in a T-junction using CFD methodology[J]. Applied Thermal Engineering, 2016, 102: 733-741.
- [8] AKBARI S, TAGHAVI S M. Injection of a heavy fluid into a light fluid in a closed-end pipe[J]. Physics of Fluids, 2020, 32(6): 063 302.
- [9] 殷鹏飞,邓玉,戴文连,等.水肥一体化中水肥混合效果数值模拟研究[J].中国农业大学学报,2018,23(5):122-130.
   YIN Pengfei, DENG Yu, DAI Wenlian, et al. Numerical simulation of the mixing efficiency of water and fertilizer solution infertigation[J]. Journal of China Agricultural University, 2018, 23(5): 122-130.
- [10] 朱金铤,柏杨,朱德兰,等.注肥三通管水力特征数值模拟和试验 研究[J]. 水利与建筑工程学报,2021,19(5):134-138.
   ZHU Jinting, BAI Yang, ZHU Delan, et al. Numerical simulation and experimental study on hydraulic characteristics of fertilizer injection tee pipe[J]. Journal of Water Resources and Architectural Engineering, 2021, 19(5): 134-138.
- [11] SUN B, LU Y B, LIU Q, et al. Experimental and numerical analyses on mixing uniformity of water and saline in pipe flow[J]. Water, 2020, 12(8): 2 281.
- [12] ZHANG Z Y, CHEN C, LI H, et al. Research on mixing law of liquid fertilizer injected into irrigation pipe[J]. Horticulturae, 2022, 8(3): 200.

- [13] 王晶晶,卓越,张颢晖,等. 柱塞式注肥泵的设计试验及精准施肥应用[J]. 排灌机械工程学报, 2022, 40(1): 22-29.
  WANG Jingjing, ZHUO Yue, ZHANG Haohui, et al. Design and test of piston injection pump and its application in precise fertigation[J]. Journal of Drainage and Irrigation Machinery Engineering, 2022, 40(1): 22-29.
- [14] SELVAM P K, KULENOVIC R, LAURIEN E. Experimental and numerical analyses on the effect of increasing inflow temperatures on the flow mixing behavior in a T-junction[J]. International Journal of Heat and Fluid Flow, 2016, 61: 323-342.
- [15] LANGHI M, HOSODA T, DEY S. Analytical solution of k-ε model for nonuniform flows[J]. Journal of Hydraulic Engineering, 2018, 144(7): 04 018 033.
- [16] VAN REEUWIJK M, LARI K S. Asymptotic solutions for turbulent mass transfer augmented by a first order chemical reaction[J]. International Journal of Heat and Mass Transfer, 2012, 55(23/24): 6 485-6 490.
- [17] 郭婷婷,李少华,徐忠.两种近壁湍流模式对横向紊动射流尾流场的影响[J].水动力学研究与进展(A 辑),2006,21(1):20-25.
  GUO Tingting, LI Shaohua, XU Zhong. On the two near-wall turbulence models for simulating turbulent jets' wake in crossflow[J]. Journal of Hydrodynamics (Ser A), 2006, 21(1): 20-25.
- [18] SOMKHUEAN R, NIWITPONG S, NIWITPONG S A. Upper bound of the generalized p value for the population variances of lognormal distributions with known coefficients of variation[J]. Journal of Probability and Statistics, 2017, 2017: 1-9.

# Effects of Steady Intermittent Fertilizer Injection on Uniformity of Water and Fertilizer Mixture in Irrigation Pipe

LI Jie, LI Junlong, ZHANG Yisheng\*

(School of Water Conservancy and Civil Engineering, Zhengzhou University, Zhengzhou 450001, China)

Abstract: [Objective] Intermittent fertilizer injection is commonly used in fertigation. The objective of this paper is to investigate the impact of steady intermittent fertilizer injection on the uniformity of water and fertilizer mixture within the head pipe in the irrigation network as well as the minimum safe distance for the branch pipes. [Method] Laboratory experiment was conducted to analyze the change in fertilizer concentration in the pipeline under ideal working conditions. The experimental results were used to validate a numerical model developed to simulate water flow and fertilizer movement in the pipe network. The validated numerical model was then used to evaluate the uniformity of water and fertilizer mixture in the pipe network under different conditions, including pipe diameter, water temperature, flow rates and fertilizer injection ratio. [Result] The numerical model accurately reproduced the experimental results. The modelling results showed that when other conditions were constant, increasing the main pipe diameter from 63 mm to 110 mm increased the mixing distance by 0.769 m. Increasing the main flow rate from 6 m<sup>3</sup>/h to 8 m<sup>3</sup>/h increased the effective mixing distance by 1.598 m, 1.064 m, and 1.132 m for pipe diameters of 63 mm, 90 mm, and 110 mm, respectively. When the fertilizer injection ratio was increased from 2% to 4%, the effective mixing distance was reduced by 0.534 m, 0.824 m, and 0.826 m for pipe diameters of 63 mm, 90 mm, and 110 mm, respectively. It was also found that increasing the temperature from 10 °C to 30 °C, the effective mixing distance of 6  $\text{m}^3/\text{h}$  and 8  $\text{m}^3/\text{h}$  decreased by 0.499 m and 1.681 mm on average. [Conclusion] The effective mixing distance required for uniformizing water and fertilizer in the irrigation pipe increases with the pipe diameter and flow rate, and decreases with the increase in temperature and fertilizer injection ratio. Pipe diameter and flow rate are the primary factors influencing the effective mixing distance. For main pipes with diameters of 63 mm, 90 mm, and 110 mm, the opening position for branch pipes should be 5~5.5 m away from the fertilizer injection pipe to ensure uniform mixture.

**Key words:** water and fertilizer integration; numerical simulation; multiphase flow; fertilizer injection tee pipe; steady oscillating flow