文章编号:1000-0550(2002)01-0025-05

涌流型浊流形成及发展的实验模拟

张春生¹ 刘忠保¹ 施冬¹ 程启贵²

张荣 k^2 高春宁² 李建 d^2

1(江汉石油学院 湖北荆州 434102) 2(长庆石油勘探局第三采油厂 银川 750000)

摘要 对涌流型浊流及底流型浊流的动量方程进行了比较,结果表明涌流型浊流不仅从其前部卷吸水体,同时从其 顶面卷吸水体。在 0°、5°、10°底坡上开展的涌流型浊流的模拟实验发现,涌流型浊流的悬浮云是悬伸而向前凸出的, 在横向上形成近乎周期性出现的船艄形的凸起和凹陷;涌流型浊流的主体比头部运动速度快,运动过程表现为波浪 式前进、后波超前波的特征,涌流型浊流的流体厚度及速度与搬运距离和底坡成正比,流体密度在其底部较大,顶部 较小,而底流型浊流不具上述特征。

关键词 涌流型浊流 底流型浊流 形成过程 模拟实验 厚度 速度 密度 第一作者简介 张春生 男 1963 年 11 月出生 博士 沉积学 石油地质 中图分类号 P512.2 文献标识码 A

业已明确,油流属于沉积物重力流的一个重要的 类型^[12,3],它是由于分散的沉积物颗粒引起的密度差 驱动导致的流动。

Kuenen 的开创性论文力图使地质家们相信,必须 将浊流看成是大量的粗粒沉积物从浅水搬运到深水的 重要事件^[4]。但是,这一论点并没有在地质学家中导 致象他所期望的那样多的实验和理论的研究活动。应 当承认,浊流属于与时间有关的、非线性的、非恒定的 自由边界流动,而且这种流动进一步被其含有的能在 重力作用下沉积的颗粒复杂化。直到二十世纪八十年 代 Luthi^[56]的实验为浊流流动和被浊流搬运的沉积 物提供了一些有价值的认识。

Luthi^{{5,6}</sub>)首次在实验室内完成了涌流型浊流的模 拟实验,他所用的水槽长 570cm,宽 25 cm,深 50 cm, 该水槽的倾斜范围为 $-0.5^{\circ} \sim 5^{\circ}$,所用的沉积物为由 颗石藻屑组成的白垩粉,其平均等效粒径为 3.4 μ m, 平均有效沉降速度约 4×10⁻³ μ m·s⁻¹,初始悬浮液密 度的变化范围为 1.01~1.03g·cm⁻³。在该实验中 Luthi初步提出了涌流型浊流与底流型浊流在搬运沉 积过程中的不同特征,即涌流型浊流以滑塌过程为特 征;之后 Leeder M. R^[7]的实验提出了涌流型浊流的 动力学机制;Keyu^[8]在研究现代开阔海扇三角洲储层 时引进了理查逊数的概念,使涌流型浊流的动量方程 更加完善,同时对涌流型浊流的特征也有了进一步的 认识。 流型浊流以滑塌过程为特征,因此涌流型浊流可以在 深水地区形成储集性能较好的有效储层,对涌流型浊 流动量方程的深入研究,就可以用数学方法描述其搬 运过程并进一步计算和预测有利储层的分布部位,同 时可对浊流沉积的垂向层序给出合理的解释,这就是 对涌流型浊流研究的意义所在。

1 涌流型浊流与底流型浊流的比较

1.1 涌流型浊流的基本特征

除连续补给的底流型(普通型)浊流外,另一种类型的浊流 Sumer^[9]将其命名为所谓涌流型浊流。涌流型浊流以滑塌过程为特征,在这一过程中,沉积物瞬间 变成悬浮状态,且形成一个混浊的悬浮云向坡下运动。

实际上,涌流型浊流可分成速度和流动能力逐渐 降低的三部分:即头部、主体部分和尾部,图1A是这 种状态的示意图。可是,对于一个简化了的物理模型 来说,假定沉积物立刻变成悬浮状态且呈悬浮云向坡 下运动似乎更合适(图1B)。如果把这种"单纯的头 部"浊流同传统浊流的前部(图1C)作对比分析,不难 发现,这种单纯头部涌流型浊流的悬浮云与普通(底 流)型浊流(图1D)的主要差异在于涌流型浊流是不稳 定的。由量纲分析进一步表明,涌流型浊流是非均匀 流,至少在陡斜坡上是这样⁽¹⁰⁾。

1.2 涌流型浊流与普通型浊流的控制方程

1.2.1 普通型浊流的控制方程

由于涌__





Fig. 1 Sketch of turbidity currents

理论研究表明,浊流的基本控制方程是:①连续性方程,②扩散方程,③动量方程。可以证明浊流的连续性 方程和扩散方程都可由动量方程导出^[10],因此,浊流 的动量方程是基本的。动量方程可表达为:

动量变化=重力-颗粒的沉降力-底床摩擦力

上述表达式忽略了由深度变化所产生的层面上的 压力。应用图 2 中所标明的符号及其物理意义,则浊 流的动量方程式可表述为(据 Luthi ,1980):

$$P_2 \frac{d(u^2 D)}{dx} = S \cdot \Delta \rho \cdot gD$$

$$(\sin\beta - \frac{V_g}{u} \cdot \cos\beta) - c_f \cdot P_2 u^2 \qquad (1)$$

式中 u 为流速 ;D 为流动着的浊流的厚度 ; $\triangle_{\rho} = \rho_2 - \rho_1$ 表示底流与周围流体之间的密度差 ;g 为重力 加速度 ; V_g 为颗粒沉降速度 ; c_f 为摩擦系数 ;S 为流 体中密度不均匀分布的修正系数 ; β 为底坡与水平面 的夹角。



图 2 周围流体为无限深环境中的底流略图

Fig. 2 Sketch map for underflows in an infinitely deep environment of ambient fluid

其中 D 为流体厚度 ;H 为水深 ;为底流平均流速 ; u_r 为回流速度 ; u_e 为周围水体进入到浊流中的平均速 **度** ;β 为坡角。

为了简化方程式(1),引进理查逊数 *R_i*, *R_i*定义为:

$$R_i = \frac{\Delta \rho / \Delta \rho \cdot g D \cos \beta}{u^2} \qquad (2)$$

 R_i 的物理意义与 Middleton 或 Kersey 和 Hsu^[11] 曾使用的福劳德数 Fr 的倒数的平方相对应 ,那么 ,将 式 2)代入式 1)得:

$$\frac{\mathrm{d}D}{\mathrm{d}x} = R_i (\tan\beta - \frac{V_\mathrm{f}}{u}) - c_\mathrm{f} \qquad (3)$$

这样 动量变化基本上由流体深度的变化所表征。 方程式(3)即是普通型浊流的控制方程。

1.2.2 涌流型浊流的控制方程

由于涌流型浊流与传统的底流型浊流的不同特 点,因此对涌流型浊流动量方程的推导来说,就必须从 总体上考虑悬浮云,而不象在底流条件下仅仅考虑控 制体积⁽¹²⁾。作用在悬浮云体积上的主要作用力与式 (1)相同,从动量的变化可以得到:

$$P_2 \frac{\mathrm{d} (u^2 DL)}{\mathrm{d} x} \tag{5}$$

这里 L 为长度,认为其与悬浮云的高度成正比。 假定与悬浮云的高度(或长度)的变化相比,其速度变 化较小,则动量变化简化为:

$$P_2 u^2 \cdot L \cdot 2 \frac{\mathrm{d}D}{\mathrm{d}X}$$

再将理查逊数 R;代入到动量方程(5)中可得到:

 $\frac{\mathrm{d}D}{\mathrm{d}V} = R_{\rm f} (\tan\beta - V_{\rm g}/u) - c_{\rm f} \qquad (6)$

式(6)即是涌流型浊流的动量方程,涌流型浊流的 动量方程(6)与底流型浊流的动量方程(3)比较表明: 它们之间的差异在于动量变化,这种变化主要来源于 与周围水体的掺和。涌流型浊流不但通过它的顶面把 周围水体卷入,而且还通过它的前部卷吸水体,这就要 用2dD/dx,而不是 dD/dx。但必须注意,涌流型浊 流不但通过增加体积来改变其动量,而且还通过降低 流速来改变动量,即使在均匀斜坡上也是这样。

2 涌流型浊流的初步实验

2.1 实验目的

开展涌流型浊流的模拟实验的目的有两个(1)研 究涌流型浊流的动力学机制(2)将涌流型浊流同传统 浊流的头部相比较。为了达到上述两个目的,实验过 程中测量了流体的高度、速度和密度。应当承认,该实 验仅仅是初步的,实验结果及认识是粗浅的,而且由于 流动精华的悬浮云水体相当混浊,尽管拍摄了许多照 片并有录相资料,但都十分模糊。

2.2 实验方法

模拟实验是在中国石油总公司沉积模拟重点研究 室实验装置内进行^[13]。在装置的导水槽内安装一个 闸门,开始流动前将悬浮液和水池中的淡水分隔开。 所用的沉积物为粉砂和泥组成的混合物,其平均等效 直径为 12.5 μ m,平均有效沉降速度约 14×10⁻³ cm· s⁻¹,这样 Vg/u 的比值就小到足以忽略不计,即使在 极低角度的斜坡上也不会出现明显的沉积作用。初始 的悬浮液密度变化范围为 1.07~1.18g·cm⁻³,体积浓 度为 23% 随着密度变大其粘度值则迅速上升。

共进行了两种类型实验来模拟浊流的形成过程: (a)纯涌流型浊流,即以少量悬浮液快速地通过导水槽 进入湖盆内,十分钟后关闭悬浮液入口,切断悬浮液来 源,在该过程中形成图1中的B型浊流,但A型浊流 更常见(b)底流型浊流的前部,大量的悬浮液连续进 入湖盆内,2小时后关闭悬浮液入口,切断悬浮液来 源,在该过程中形成了图1中的C型浊流,随之变为D 型。两种实验都在0°、5°、10°的斜坡上重复进行。

将实验过程以 5 分钟的间隔拍摄下来,同时对全 过程进行录相,详细观察并记录流体的运动过程。流 体前部的传播和水流搅动高度可直接通过观察确定, 流体的密度用分层吸管式采样装置在流体内的几个不 同高度抽提少量悬浮液来测定。

2.3 实验观察与解释

实验观察发现,涌流型浊流在其搬运过程中具有 图3所示的一般形状和运动特征。流动的头部(悬浮 云)是悬伸而向前凸出的,在横向上形成近于周期性出 现的船艄形的凸起和凹隙。这种结构表明了涌流型浊 流在其发生的环境介质中的粘滞性质,特别是反映了



图 3 实验过程形成的涌流型浊流结构示意图

Fig. 3 Sketch showing surge-type turbidity current structure in the experimental process

重力失稳特征,这种失稳就发生在密度小的介质被密 度大的浊流取代的地方。凹隙部分携带一股窄小的环 境介质流又返回涌流型浊流头部 这样使得少量的混 合物进入浊流体。与船艄形凸起和凹隙相联系的边界 剪切应力在横向上也是变化的 ,剪切应力在横向的这 种变化形成了浊流沉积的某些底面特征(如槽模等)。 由于与周围介质混合,涌流型浊流主体的流动比头部 大约要快25%,流动过程中表现出波浪式前进、后波 超前波的特征 而随着坡度的减缓和时间的延续 流动 逐渐缓慢并停止。所以在与周围介质混合的过程中涌 流型浊流是逐渐消耗能量的。实验过程发现,涌流型 浊流的搬运动力有两个:其一是部分沉积物可能有助 于自动悬浮 ;其二是沉积物在搬运中可能由浊流中的 流体作用力的支托。涌流型浊流发生沉积的最主要动 力是重力大于支撑力,一旦上述关系成立,浊流携带的 泥砂就不断地沉积下来。

3 涌流型浊流厚度、速度、密度的变化

3.1 流体厚度

在坡度为 0°、5°、10°的三次不同实验中,以流体头 部最大高度测量的流体厚度随距离的变化如图 4 所 示。实验开始时初始水深 0.75 m,初始流体厚度约是 初始水深的 0.32 倍。在水平底床上,流体厚度随距离 基本不发生变化,但在斜坡上,它随距离增加而迅速增 加。在相同斜坡上,涌流型浊流和底流型浊流的前部 之间没有太大差异,仅仅是随流动距离的增加,涌流型 浊流厚度的增加更快,表现为图 4 中直线的斜率更陡。 流体厚度随距离 dD/dx 的增加作为坡角的函数标在



图 4 油流流体厚度与搬运距离的关系 (表示 0°,5°和 10°斜坡上的三次实验) Fig.4 The relation between turbidity current flow

height and distance

图 5 中。从图 5 看出,本实验所获得的曲线 4 基本接 近于 Luth^[5,6]用白垩粉所做的高角度涌流型曲线 1 和 Hopfinger 与 Tochon-Danguy^[14]用盐水实验得出的 高角度涌流型曲线 2(曲线 1 与曲线 2 在低坡角时是 重合的),曲线 4 与曲线 1 和 2 的偏离可能暗示了本实 验中泥沙的比重大于白垩粉和盐水。可是,底流型浊 流的流体厚度随距离的增加则小得多,这可从曲线 3 中看出。

3.2 流体速度

当浊流前部扩散时所测量的流速与距离之间呈现 正比关系,但并非线性的(图6)。在流动刚开始时,涌 流型浊流的速度随距离的增加较缓慢,随后速度则快



曲线 1 :Luthi 白垩粉浊流实验 ;曲线 2 :Hopfinger 和 Tochon-Danuy (1977)的盐水实验 ;曲线 3 :Ellison 和 Turner(1959)的盐水实验 ; 曲线 4 :本文用粉砂 + 泥的浊流实验

图 5 底部倾角 β 较大时 流体厚度随距离 dD/dx 的变化曲线







速增加。速度对倾角的依赖性相当大,呈现出与图 6 相同的变化规律,同时也与流体密度有密切关系。当 坡度在 0°~10°之间变化时,速度变化范围从最稀流体 的约 5 $cm\cdot s^{-1}$ 至最稠流体的约 25 $cm\cdot s^{-1}$ 。

3.3 流体密度

实验过程中密度曲线的形状如图 7 所示,它们是 在流体悬浮云通过实验装置内 y=8m 时,由取样器取 样测得的。图 7 表明,在坡角为0°时,沉积物几乎均匀 地分布在整个流动高度范围内,密度变化仅在低浓度 时是一规则曲线,而且随高度增加而略有减小(图 7A)。在 5°时,可见到一明显梯度,在涌流型浊流悬浮



(A)水平底板 水深 0.75 m ,曲线附近的数字表示初始密度;
(B)δ° 水深 75cm ,曲线附近的数字表示初始密度;
(C)垂向无量纲密度分布。初始密度差△ρο=0.11g·cm⁻³
图 7 涌流型浊流的密度分布图
(均在距闸门 8 m 处测量 ∠ 为高度、ρ 为密度)
Fig. 7 The density distributions of surge-type turbidity current

云的底部,密度比上部高得多,这是由于涌流型浊流同 上部流体混合(图7B)所致。图7C很好地说明了在高 角度时涌流型浊流具有很强的被稀释的趋势。

4 讨论

理论上业已表明,描述浊流流动(包括涌流型浊 流)的最基本方程是动量方程,方程式中动量变化主要 以流体厚度变化的形式出现,由于有水体掺入,浊流增 加了动量。

流体的稀释是流体卷吸作用的直接函数,它随坡 度变陡而增大。在相同坡度上,底流型的稀释小于涌 流型浊流,因为后者不仅通过上界面卷吸水,而且还通 过它的前部边缘卷吸水。传统浊流的前部似乎与涌流 型浊流非常相似,在斜坡上,两者均表现出随高度增大 而密度明显减小的趋势。因此,可以认为在流体的顶 部存在一个稀释带,在此带中,细颗粒沉积物可能占优 势。所以,浊流中的泥质沉积(鲍马层序中的 E 层)不 一定是由浊流尾部形成的,也可以解释为浊流卷吸周 围流体过程中引起原有沉积物的分异作用形成的。靠 近流体底部,密度明显增加,甚至可能存在一个推移质 流动的薄层,这样一个带可以解释出现于浊流沉积鲍 马层序底部的递变段 A 的成因。

参考文献

 Middleton G V. Small – scale models of turbidity currents and criterion for autosuspensior[J]. J. Sedim. Petrol. 1966a , 36:202~208

- 2 Middleton G V. Experiments on density and turbidity currents, I. Motion of the head J J. Can. J. Earth. Sci. 1966b, 3:523~546
- 3 Middleton G V. Experiments on density and turbidity currents, II. Uniform flow of density currents J]. Can. J. Earth. Sci. 1966c, 3 627 ~637
- 4 Kuenen P H. Estimated size of the Grand Banks turbidity current J J. Am. J. Sci. 1952. 250:874~884
- 5 Luthi S. Experiments on non channelized turbidity currents and their deposit [J]. Mar. Geol. 1981a, 40:59~68
- 6 Luthi S. Some new aspects of two-dimensional turbidity currents J]. Sedimentology , 1981b , $28:97{\sim}\,105$
- 7 Leeder M R. On the dynamics of sediment suspension by residual Reynolds stresses-confirmation of Bagnold 's theory[J]. Sedimentology. 1983, 30:91~485
- 8 Keyu L. Submarine of features of modern open-sea fan deltas , Huon peninsula , Papua new Gwined [J]. Sedimentary Geology , 1995 , 98 (1) 63~77
- 9 Sumer B M, Deigaard R. Particle motions near the bottom in turbulent flow in an open channe[J]. J. Fluid Mech. 1981, 109:38~311
- Mctigue D F. Mixture theory for suspended sediment transport J J. J. Hydraul. Div. Am. Soc. Civ. Engrs, 1981, 107:73~659
- 11 Kersey D G , Hsu K J. Energy relations of density current flows : an experimental investigation [J] Sedimentology , 1976 23 :761 \sim 789
- Southard J B , Mackintosh M E. Experimental test of autosuspension
 [J] . Earth Surf. Proc. Landforms , 1981 6 :11~103
- 13 张春生,刘忠保,施东等.扇三角洲形成过程及演变规律J]. 沉积 学报 2000,18(4)521~526
- 14 Tochon-Danguy J C , Hopfinger E J. Simulation of powder snow avalanches[J]. Proc. Grindel – wald Symp. , Snow Mech. Symp. , IAHS-AIHS Publ. , 1975 , 14 369~380

The Simulation Experiment of Surge-Type Turbidity Current Formation and Development

ZHANG Chun-sheng¹ LIU Zhong-bao¹ SHI Dong¹ CHENG Qi-gui² ZHANG Rong-bing² GAO Chun-ning² LI Jian-xiong² I(Jianghan Petroleum Institute, Jingzhou Hubei 434102) X Changging Oilfield Third Extraction Factory, Yinchuan 750000)

Abstract The momentum equation of underflows-type turbidity and surge-type turbidity current is compared in this paper and the result indicates that the surge-type turbidity current entrains water not only through its upper surface but also through its front. At the slope of 0° , 5° , 10° , surge-type turbidity current experiments reveals that the head of the turbidity current is overhanging and is divided transversely into roughly periodic buttock-shaped lobes and clefts , on account of the mixing , the body of a turbidity current in deep water flows about 25% faster than the head , the moment process of the surge-type turbidity current shows the characteristics of wave , and backwave transcendental front-wave. the turbidity current consumes itself in the process of mixing into the ambient medium. The flow height and velocity of surge-type turbidity current is proportional to the motion distance and under slope. Close to the bottom of the turbidity current , there is a considerable increase in density and there may even be a thin layer with bed-load flow. There is not such characteristic in the underflow-type turbidity current. **Key words** surge-type turbidity current , under flow-type turbidity current , forming process , simulation experiment , flow height , velocity , density