# 油藏水驱后蒸汽驱增油机理实验

庞 进,刘 洪,李泓涟 (重庆科技学院,重庆 401331)

摘要:水驱后的油藏条件与初始状态有很大不同,导致蒸汽驱油机理变得更加复杂。通过水驱后蒸汽驱物理模拟 实验,可以深入认识其增油机理,指导水驱油田蒸汽驱的方案设计。在充分调研水驱、蒸汽驱物理模拟实验的基础 上,建立了水驱、蒸汽驱联动物理模拟实验相似准则,并以此准则为依据,对某实际水驱砂岩油藏进行了模型化,建 立了二维和三维物理模型。在此基础上进行平面均质油藏和纵向非均质油藏的水驱后蒸汽驱2组实验。实验结果 表明,在均质油藏中,蒸汽带扩散均匀,蒸汽驱阶段的采出程度是水驱阶段的2.45倍,总采出程度达到68.54%;在非 均质油藏中,蒸汽带优先沿着物性较好的油层扩散,蒸汽驱阶段的采出程度是水驱阶段的2.36倍,总采出程度达到 64.22%。蒸汽的蒸馏作用和驱替作用是蒸汽带中主要的增油机理,油藏的非均质性对蒸汽驱的效果有一定影响。 关键词:蒸汽驱 水驱 物理模拟 驱油机理 实验 相似准则

中图分类号:TE357.41

文献标识码:A

#### 文章编号:1009-9601(2013)04-0072-03

稠油油藏室内驱油实验多是在油藏初始条件 下针对某单一过程开展的[1-4]。而中国稠油油藏多 是早期进行了注水开发[5-7],水驱后的油藏条件与初 始状态差别很大。转蒸汽驱时,与国外开展的蒸汽 驱也差别较大,可借鉴经验少。因此,笔者通过物理 模拟实验,研究了水驱后转蒸汽驱微观增油机理。

# 1 物理模型的建立

## 1.1 实验参数模型化

物理模拟实验是现场采油在实验室中的再现, 它是将原型的几何条件、物理条件和定解条件等, 按一定比例转化到模型上,然后又将模型的实验结 果按相同比例转回原型,此过程的依据是相似理 论。建立一个物理模型,然后根据数学模型采用某 种相似准则数求解方法推导出一些相似准则数,根 据所模拟物理过程的重要现象,对这些相似准则数 进行取舍,从而得到进行物理模拟需要的相似准则 数,这些准则数将成为油藏原型参数转化为物理模 型参数的依据。在充分调研和论证水驱、蒸汽驱物 理模拟实验的基础上[8-10],通过对水驱、蒸汽驱相似 理论研究,建立了油藏水驱后转蒸汽驱全过程相似 准则(表1),据此,以某实际水驱砂岩油藏为原型, 建立了对应的二维物理模拟模型。

表1	物理模拟相似准则	
相似准则数	物理意义	模拟参数
$R = \frac{L_{\rm m}}{L_{\rm f}}$	相似比	井距和厚度
$\frac{t_{\rm m}}{t_{\rm f}} = R^2 \frac{\alpha_{\rm of}}{\alpha_{\rm om}}$	无因次时间	生产时间
$\frac{\Delta p_{\rm m}}{\Delta p_{\rm f}} = R  \frac{\Delta \rho_{\rm m}}{\Delta \rho_{\rm f}}$	无因次压差	生产压差
$\frac{q_{\rm m}}{q_{\rm m}} = R \frac{\alpha_{\rm om} \phi_{\rm m}}{q_{\rm m}}$	无因次质量	蒸汽注
$q_{\rm f} = \alpha_{\rm of} \phi_{\rm f}$	注入速率	入速率
$\frac{\frac{K_{\rm m}}{\mu_{\rm om}}}{\frac{K_{\rm f}}{\mu_{\rm of}}} = \frac{1}{R} \times \frac{\alpha_{\rm om} \Delta \rho_{\rm f}}{\alpha_{\rm of} \Delta \rho_{\rm m}}$	无因次流度	渗透率
$p_{\rm D} = \frac{p - p_{\rm min}}{p_{\rm max} - p_{\rm min}}$	无因次压力	初始压力
$T_{\rm D} = \frac{T - T_{\rm min}}{T_{\rm max} - T_{\rm min}}$	无因次温度	初始温度

注: R 为相似比; L<sub>m</sub>和 L<sub>f</sub>分别为模型和油藏的井距, m; t<sub>m</sub>和  $t_f$ 分别为模型和油藏的生产时间,d;  $\alpha_{of}$ 和 $\alpha_{om}$ 分别为油藏 和模型的热扩散系数,m²/s;  $\Delta p_m$ 和  $\Delta p_f$ 分别为模型和油藏 的生产压差, MPa;  $\Delta \rho_m$  和  $\Delta \rho_f$  分别为模型和油藏中的油水 密度差, kg/m<sup>3</sup>;  $q_m$ 和 $q_f$ 分别为模型和油藏的日注入量, m<sup>3</sup>/  $d; \phi_m$ 和 $\phi_c$ 分别为模型和油藏的孔隙度;  $K_m$ 和  $K_c$ 分别为 模型和油藏的渗透率,10<sup>-3</sup> µm<sup>2</sup>; µ<sub>om</sub> 和 µ<sub>of</sub> 分别为模型和 油藏中的原油粘度, mPa·s;  $p_p$ 为无因次压力; p,  $p_{min}$ 和  $p_{\text{max}}$ 分别为平均、最小和最大压力, MPa;  $T_{\text{p}}$ 为无因次温 度; $T, T_{min}$ 和 $T_{max}$ 分别为平均、最小和最大温度,  $\mathbb{C}$ 。

### 1.2 物理模型

纵向上的物理模型为非均质模型,其参数见表

2,一注一采井网,模拟注采井间的剖面。

收稿日期:2013-05-30。

作者简介:庞进,男,讲师,博士,从事油气藏工程研究。联系电话:15923207146,E-mail:crab1981@126.com。

基金项目:国家科技重大专项"大型油气田及煤层气开发"(2008ZX05015-001)。

表2 纵向非均质模型参数					
模拟层	油	藏	模	i 型	
	厚度/cm	渗透率/10 <sup>-3</sup> μm <sup>2</sup>	厚度/cm	渗透率/10 <sup>-3</sup> µm <sup>2</sup>	
$K_1$ 层	3.1	1 966	1.10	497.23	
$K_2$ 层	2.6	1 889	0.92	477.76	
隔层1	2.9		1.03		
$K_3$ 层	1.87	1 166	0.66	294.90	
$K_4$ 层	2.3	1 456	0.82	368.24	
隔层2	2.1		0.74		
K <sub>5</sub> 层	2.7	1 546	0.96	391.01	
合计	17.57		6.23		

平面上采用均质模型,一注三采井网,模拟九 点井网的1/4,模型长度、宽度和高度分别为50,50 和4 cm。其他模型参数包括:注采井距为0.5 m,油 层厚度为4.46 cm,渗透率为405.83×10<sup>-3</sup> µm<sup>2</sup>,孔隙 度为33.98%,热扩散系数为5.79×10<sup>-7</sup> m<sup>2</sup>/s,初始模 型压力为10 MPa,生产时间为7.6 min,注汽速度为 30 mL/min;地面脱气原油粘度均为3 500 mPa•s,地 面脱气原油密度为968.6 kg/m<sup>3</sup>,油藏初始温度为 65℃。

实验模型底部和四周安装耐压、耐高温隔热板 进行保温隔热。油管柱采用直径为6mm的不锈钢 管线,在油层部位割缝以模拟现场井的射孔段。纵 向非均质模型根据油藏分层情况,共7个模拟层,分 别是K<sub>1</sub>,K<sub>2</sub>,…,K<sub>5</sub>层和2个隔层(表2),布置热电偶7 层,每层17个;平面均质模型模拟单一渗透率带,布 置热电偶9行12列。模型装填满足配制要求的模 型砂,用不同粒度的砂进行配比,采用管式模型测 试其空气渗透率,使其渗透率与模型渗透率相等。

# 2 蒸汽驱物理模拟实验

2.1 实验方案设计

设计了2套实验方案,均为水驱无明显增油效

果后转为蒸汽驱,实验1压力为5 MPa,注汽温度为 264 ℃,蒸汽干度为40%,主要研究蒸汽驱平面波及 规律;实验2压力为0.5 MPa,注汽温度为151.9 ℃, 蒸汽干度为40%,主要研究蒸汽驱纵向波及规律。

#### 2.2 实验步骤

水驱后转蒸汽驱实验步骤包括:①测定模型的 孔隙体积。将试压时模型中的水放出,注入1倍孔 隙体积乙醇,用氮气吹干;然后接入抽空流程,将模 型内的气体抽出,当真空度达到133.3 Pa后,再连续 抽空5h;饱和地层水,根据饱和地层水量计算模型 的孔隙体积和孔隙度。②模型初始化。将模型调 整为实际油层位置,接入饱和油流程。将实验用油 以恒定的低速注入模型进行油驱水,建立束缚水, 同时在各个泄流口计量被油驱出的水量。为了充 分饱和油,需要观察油水界面的推进程度并调整入 口阀门的开启程度,使油水界面均匀推进;也可以 通过切换不同位置的泄流口,使得饱和油均匀、充 分。直到泄流口均无水流出且压差稳定后,计量流 出的总水量,计算模型的原始含油饱和度和束缚水 饱和度。③水驱过程的模拟。模拟现场水驱过程, 水驱采出程度接近油藏实际值的23%,压力缓慢降 至转蒸汽驱压力设计值。④模拟2个不同实验方案 下的蒸汽驱过程,实验1和实验2的注汽速度分别 为50和30 mL/min。

实验过程中,采用人工方式记录瞬时产油量和 产水量,用微机连续记录储存瞬时温度、压力数据, 并对实验过程进行了实时拍摄。

# 3 实验结果分析

#### 3.1 平面均质模型蒸汽驱实验

1号井注蒸汽之前,由于注水温度与油藏温度 相同,水驱阶段温度场没有变化。开始注入蒸汽 后,油层温度逐渐升高(图1)。当注入蒸汽量达到



图1 平面均质模型蒸汽驱温度场发育过程

1.2倍孔隙体积时,蒸汽在平面上不断扩展形成蒸汽 带。蒸汽带的扩展较为均衡,向距离较近的2口生 产井(2号和4号边井)的方向扩展速度较快,向距离 较远的生产井(3号角井)的方向扩展速度略慢。当 蒸汽在边井突破后,蒸汽带向角井的方向扩展速度 变得非常缓慢,甚至不再向角井的方向扩展,蒸汽 波及体积小。关闭2口边井,继续蒸汽驱替,蒸汽带 向角井的方向推进,蒸汽最终波及体积较大。

由平面均质模型蒸汽驱物理模拟实验各阶段 采出程度和含水率变化(图2)可见,水驱和蒸汽驱 阶段总的采出程度为68.54%,其中,水驱阶段采出 程度为19.86%,蒸汽驱阶段采出程度为48.68%。 蒸汽在边井突破后,边井产油量几乎为0。关闭边 井后,含水率没有明显变化。



#### 图2 平面均质条件下蒸汽驱开采曲线

#### 3.2 纵向非均质模型蒸汽驱实验

1号井开始注入蒸汽后,油层温度逐渐升高。 当注入蒸汽量达到0.7倍孔隙体积时,在3个渗透层 (K<sub>1</sub>—K<sub>2</sub>,K<sub>3</sub>—K<sub>4</sub>,K<sub>5</sub>)都形成了蒸汽带,并逐步向前 推进。由于纵向非均质程度较弱,蒸汽带推进比较 均匀,上部的较高渗透层(K<sub>1</sub>—K<sub>2</sub>)推进速度稍快一 些。注汽井—采油井方向最终温度场为:蒸汽带的 扩展距离较大,接近井距的近1/2;其余部分为热水 带;蒸汽带仍然没有扩展到生产井(图3)。

实验2水驱阶段采出程度为19.13%,蒸汽驱阶 段采出程度为45.09%,总采出程度为64.22%(图 4)。由此可见,蒸汽驱的效果较好,含水率上升速 度慢;随着蒸汽干度的升高,含水率上升速度有所 减缓,高含水时间长。究其原因,水驱后注水井附 近存水多,地层温度低,需要经过较长时间的蒸汽 注入,油层温度升高到接近蒸汽温度时才能够形成 蒸汽带。这段时间大量的蒸汽冷凝,释放的热量加 热原油和岩石,原油粘度降低并在其驱动下被采 出,油层的含油饱和度降低。蒸汽带逐步扩展时, 含水率依然较高,原油在蒸汽的驱动下继续被采 出,使得采出程度得到提高。蒸汽带扩展的距离越



图3 纵向非均质模型蒸汽驱温度场发育过程



大,采出程度越高。蒸汽的蒸馏作用和驱替作用是

大,不由在反感问。然代的然庙作用和驱省作用定 蒸汽带中的主要增油机理,在这2种作用下残余油 饱和度降低,采出程度提高。

对比实验1和实验2,随着注汽压力、温度的降低,蒸汽带形成的时间缩短,蒸汽注入量减少。这是因为压力越高,注汽温度越高,与油层温度差越大,地层热量损失就越大。根据物理模型的相似准则换算,实验1蒸汽带形成的时间为1.2 a,实验2蒸汽带形成的时间为0.7 a,相差近1倍。

## 4 结论

蒸汽的蒸馏作用和驱替作用是蒸汽带中主要 的增油机理,致使残余油饱和度降低,进而提高了 采出程度。

油藏非均质程度对蒸汽驱的效果具有一定的 影响。实验结果表明:均质模型和非均质模型采出 程度相差不大,可以看出非均质程度较弱,对蒸汽 驱的效果影响较小。