На правах рукописи

Примеры и упражнения

Unifloc 7 VBA

Unifloc 7.17 VBA

## Оглавление

	C	тр
Глава 1	. Упражнения по работе с пользовательскими функциями	
	Unifloc 7.17 VBA	3
1.1	Трюки и лайфхаки при работе в excel с функциями Unifloc 7.17 VBA	3
1.2	Работа с таблично заданными кривыми	5
	1.2.1 Интерполяция линейная и сплайнами	6
1.3	Расчет базовых PVT свойств флюидов	7
1.4	Расчет свойств потока флюидов	8
1.5	Расчет производительности скважины	10
1.6	Расчет штуцера	12
1.7	Расчет распределения давления в трубе	13
	1.7.1 Расчет прямолинейного участка трубы. Простой вариант	13
1.8	Расчет коэффициентов сепарации	14
1.9	Анализ работы ЭЦН	16
Словар	ь терминов	22

## Глава 1. Упражнения по работе с пользовательскими функциями Unifloc 7.17 VBA

Освоить работу с расчетными функциями Unifloc 7.17 VBA можно выполняя упражнения описанные в данном разделе и изучая устройство тестовых расчетных модулей. Упражнения демонстрируют некоторые типовые приемы работы с пользовательскими функциями Unifloc 7.17 VBA. На основе этих приемов можно создать свои расчетные модули решающие специфические задачи пользователя. Примеры не являются исчерпывающими. Варианты работы с расчетными модулями Unifloc 7.17 VBA не ограничиваются описанными приемами. Цель данного описания - помочь сделать первые шаги в проведении расчетов. Упражнения помогут:

- освоить принципы работы с пользовательскими функциями Unifloc 7.17
   VBA
- изучить основы проведения инженерных расчетов в области добычи нефти

# 1.1 Трюки и лайфхаки при работе в excel с функциями Unifloc 7.17 VBA

Знание некоторых трюков может сильно упростить работу с пользовательскими функциями Unifloc 7.17 VBA.

1. Для работы с примером должна быть запущена надстройка Unifloc 7.17 VBA. Убедиться, что надстройка запущена можно найдя вкладку Unifloc в панели меню Excel, рис. 1.1.

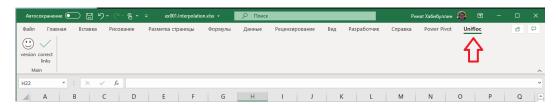


Рис. 1.1 — Открытая панель Unifloc

2. При необходимости вывести массив значений как результат расчета функций crv\_solve или crv\_intersection используйте комбина-

- цию клавиш Cntrl+Shift+Enter или динамические массивы $^1$ (для новых версий Excel). Если для динамических массивов требуется подавить вывод массива используйте знак @ в строке вызова, например как = @crv solve(...).
- 3. Все названия функций Unifloc 7.17 VBA начинаются с префикса. Это позволяет быстро искать необходимые функции. При запущенной надстройке достаточно начать вводить в ячейку формулу, например ввести = PVT как Excel откроет выпадающий список с подсказкой, показывающий возможные варианты названий функций (смотри рис. 1.2).

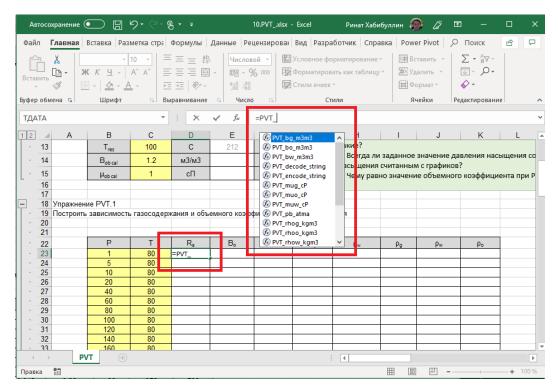


Рис. 1.2 — Выпадающий список с подсказками названий функции

4. Из выпадающего списка выберите функцию = PVT\_Rs\_m3m3 ( после чего нажмите кнопку  $f_x$  "вставить функцию" слева от строки формул. Это вызовет окно задания параметров функции, в котором будут указаны все параметры, которые необходимо ввести (смотри рис. 1.3). В этом окно можно задать необходимые значения параметров или указать ссылки на соответствующие ячейки. Для "хороших" функций в окне задания параметров функции будут подсказки. Также в окне задания параметров можно сразу видеть результат расчета если задан достаточный набор параметров.

<sup>&</sup>lt;sup>1</sup> подробнее про динамические массивы (dynamic arrays) можно посмотреть в интернете, например - https://www.planetaexcel.ru/techniques/2/9112/

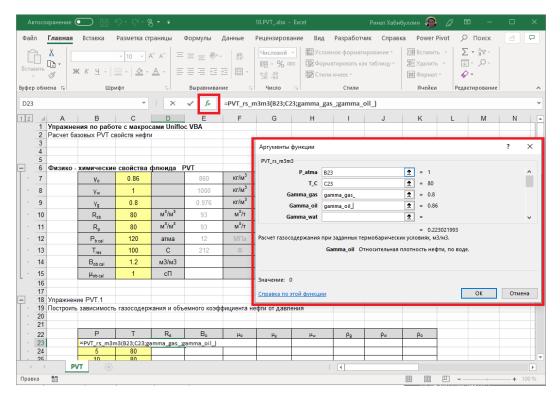


Рис. 1.3 — Окно ввода аргументов функции

5. После ввода всех параметров и нажатия кнопки ОК в ячейке должен отобразиться результат расчета. Воспользовавшись инструментом "Влияющие ячейки" на вкладке "Формулы" можно отследить на какие ячейки ссылается введенная формула (смотри рис. 1.4)

## 1.2 Работа с таблично заданными кривыми

Инженерный анализ требует умения ловко работать с графическими данными - кривыми, картами, кросс плотами и графиками. Кроме отображения графических данных, что легко делается стандартными программами - часто требует проводить по ним расчеты. Набор функций Unifloc 7.17 VBA для работы с таблично заданными кривыми может оказать полезными для этих целей.

Функции Unifloc 7.17 VBA для работы с таблично заданными кривыми начинаются с префикса crv , от слова curve. Доступна функциональность

- интерполяции различными методами (работает и экстраполяция)
- поиска решения уравнения вида f(x) = где функция f(x) задана таблицей (ищется решение для линейной аппроксимации)

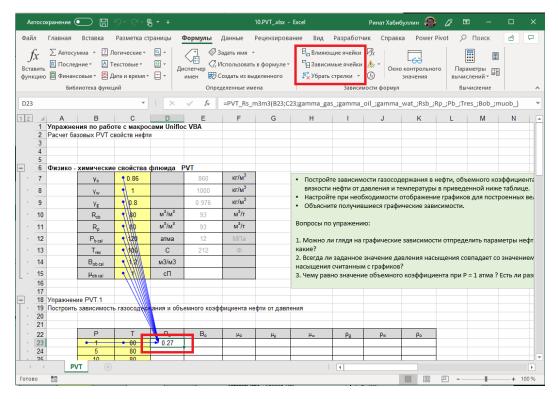


Рис. 1.4 — Результат вызова пользовательской функции с отображение влияющих ячеек

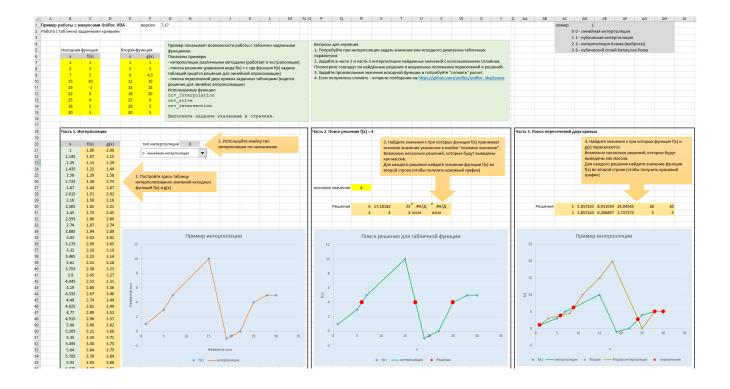
поиска пересечений двух кривых заданных таблицами (ищется решение для линейно аппроксимации)

В коде можно обнаружить еще ряд функций, но они не будут описываться в данном руководстве, хотя по ним можно найти примеры в папке examples репозитория.

# 1.2.1 Интерполяция линейная и сплайнами

Файл примера ex001.Interpolation.xlsx можно найти в папке exercises репозитория Unifloc 7.17 VBA.

- 1. Для работы с примером должна быть запущена надстройка Unifloc 7.17 VBA. Убедиться, что надстройка запущена можно найдя вкладку Unifloc в панели меню Excel, рис. 1.1.
- 2. Откройте файл с упражнением ex001.Interpolation.xlsx (смотри рис. 1.5).



Puc. 1.5 — Упражнение ex001. Interpolation.xlsx со всеми заполненными полями

Пример разделен на три части: Часть 1. Интерполяция; Часть 2. Поиска решения f(x) = c; Часть 3.Поиск пересечения двух кривых.

- 3. Выполните задания указанные в стрелках (последовательность выполнения по номерам стрелок). При этом должны автоматически построиться графики как на рисунке 1.5).
- 4. Постарайтесь ответить на вопросы в блоке "Вопросы для изучения"

#### 1.3 Расчет базовых PVT свойств флюидов

Расчет физико химических свойств пластовых флюидов (PVT параметров) лежит в основе всех расчетов систем нефтедобычи. При решении прикладных задач редко возникает необходимость расчета PVT свойств непосредственно, однако понимание принципа их расчета, а особенно зависимости результатов расчета от исходных данных важно.

Для выполнения упражнения используйте файл "ex010.PVT.xlsx"

1. Откройте файл с упражнением 10. PVT.xlsx (смотри рис. 1.6).

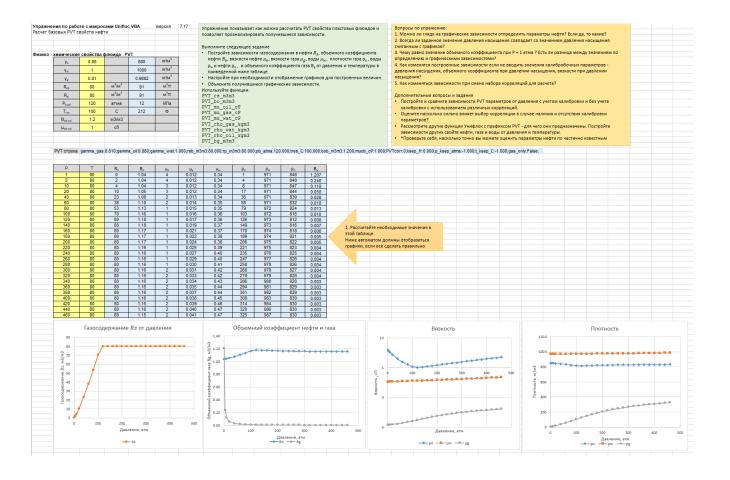


Рис. 1.6 — Упражнение ex010. PVT.xlsx со всеми заполненными полями.

- 2. Выполните задания указанные в описании. Задания просты требуется рассчитать таблицу значений для построения графиков и провести анализ построенных графиков. Названия необходимых функций указаны в описании 1.6). Вопросы по упражнению помогут вам провести анализ. Текст заданий не приводится в описании, так как файлы упражнений первичны. Любые изменения скорее будут вноситься в файлы с заданиями, нежели в описание.
- 3. Ответьте на вопросы по упражнению приведенные в рабочей книге.

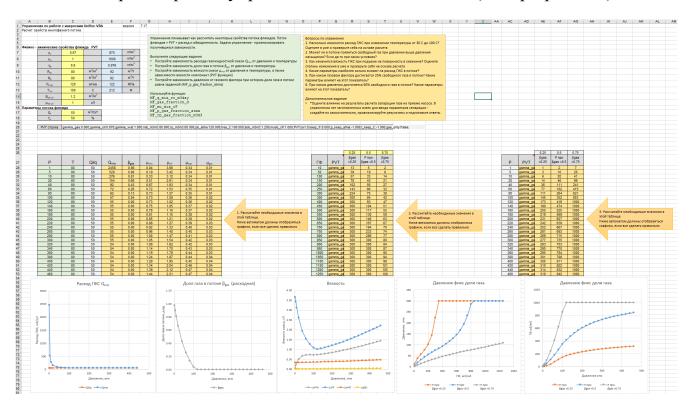
#### 1.4 Расчет свойств потока флюидов

PVT функции описывают свойства флюидов. Можно представить себе, что они описывают свойства флюидов находящихся в PVT бомбе - устройстве для отбора проб. В этом случае флюиды неподвижны и находятся в равновес-

ном состоянии. На практике приходится иметь дело с флюидами двигающимися в скважине или трубопроводе - с потоком флюидов. В потоке флюидов добавляются дополнительные параметры — расход флюидов или дебит  $Q_{liq}, Q_g$  и обводненность  $f_w$  — показатель показывающий объемную долю воды в потоке. Функции работающие с потоками в Unifloc 7.17 VBA имеют префикс МF\_. Префикс должен намекать на многофазность потока и на самом деле плох с лингвистической точки зрения (multiphase - has no F letter), но удобен с программистской точки зрения и уже поздно его менять.

Файл примера ex011.Gas\_fraction.xlsx можно найти в папке exercises репозитория Unifloc 7.17 VBA.

1. Откройте файл с упражнением 10. PVT.xlsx (смотри рис. 1.7).



Puc. 1.7 — Упражнение ex011.Gas\_fraction.xlsx со всеми заполненными полями

2. Выполните задания указанные в описании. Задания просты — требуется рассчитать три таблицы значений для построения графиков и провести анализ построенных графиков. Названия необходимых функций указаны в описании 1.7). Вопросы по упражнению помогут вам провести анализ. Текст заданий не приводится в описании, так как файлы упражнений пер-

- вичны. Любые изменения скорее будут вноситься в файлы с заданиями, нежели в описание.
- 3. Ответьте на вопросы по упражнению приведенные в рабочей книге.
- 4. Выполните дополнительное задание, если чувствуете силы. В дополнительном задании говорится о сепарации газа на приеме насоса. Имеется в виду следующее если у нас есть пластовые флюиды, свойства которых мы знаем и можем задать, то после сепарации части свободного газа, что часто происходит на скважинном насосе, свойства флюида изменятся. Изменится его эффективное давление насыщения (потому что мы убрали часть газа) и газосодержание при давлении насыщения. И соответственно поплывут и остальные свойства. Это можно учесть задав в PVT\_Encode () три параметра коэффициент сепарации газа  $K_{sep}$ , давление при которой произошла сепарации  $P_{sep}$  и температуру при которой произошла сепарация  $T_{sep}$ . Подробнее про это можно найти в соответствующих разделах (поэтому тут это задание дополнительное).

#### 1.5 Расчет производительности скважины

Стационарная модель притока к скважине (закон Дарси с поправкой Вогеля) - одна из самых простых и распространенных моделей, широко применяемая в индустрии. Unifloc 7.17 VBA содержит функции позволяющие упростить расчет индикаторной кривой. Такие функции имеют префикс IPR\_ от Inflow Performance Relationship.

 $\Phi$ айл примера ex020.IPR.xlsx можно найти в папке exercises репозитория Unifloc 7.17 VBA.

- 1. Откройте файл с упражнением ex020. IPR.xlsx (смотри рис. 1.8).
- 2. Выполните задания указанные в описании. Задания просты требуется рассчитать три таблицы значений для построения графиков и провести анализ построенных графиков. Названия необходимых функций указаны в описании 1.7). Вопросы по упражнению помогут вам провести анализ. Текст заданий не приводится в описании, так как файлы упражнений первичны. Любые изменения скорее будут вноситься в файлы с заданиями, нежели в описание.

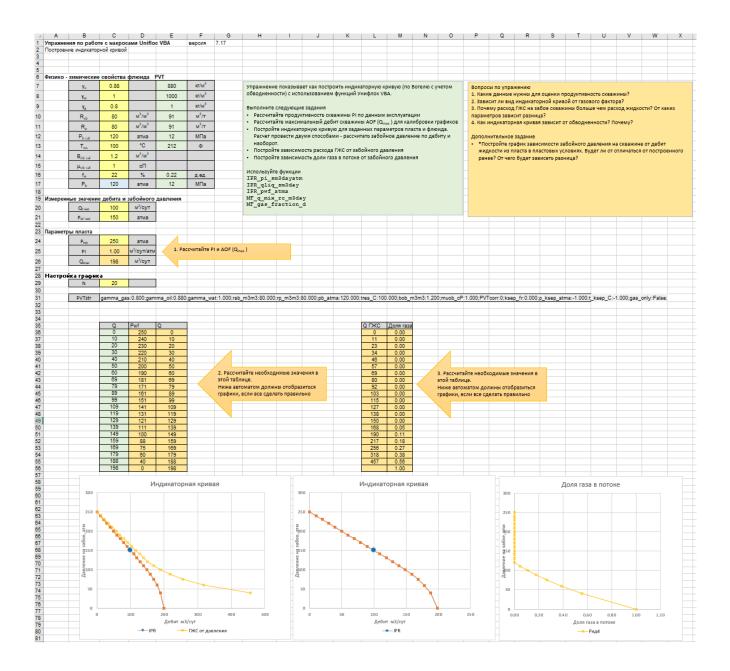


Рис. 1.8 — Упражнение ex020. IPR.xlsx со всеми заполненными полями

- 3. Ответьте на вопросы по упражнению приведенные в рабочей книге.
- 4. Выполните дополнительное задание, если чувствуете силы.

Коэффициент продуктивности PI скважины рассчитывается в ячейке C25 по замеренным данным с помощью функции

```
=IPR PI sm3dayatm(qltest ;Pwftest ;Pres ;fw ;Pb )
```

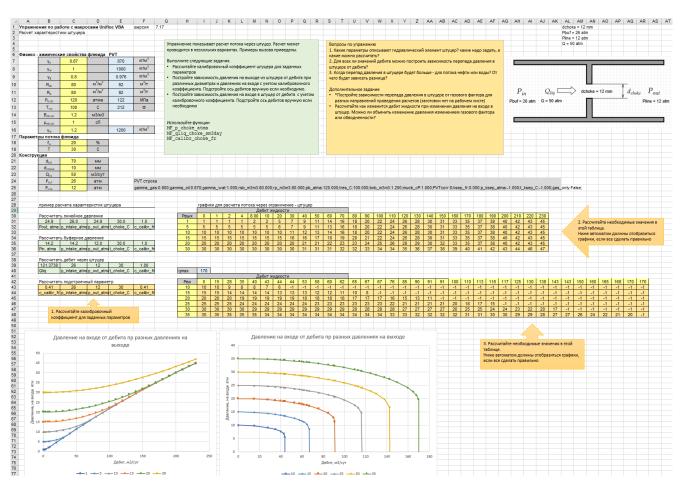
А максимальный дебит  $Q_{max}$  при максимальной депрессии с забойным давлением равным нулю

## 1.6 Расчет штуцера

Для контроля дебита и/или давления на добывающих скважинах вблизи устья может устанавливаться штуцер. Для штуцера, как для любого гидравлического элемента, возможно 4 варианта расчета - расчет давления по потоку, расчет давления против потока, расчет потока по давлениям и настройка модели штуцера по известным давлениям и потоку. В упражнении демонстрируются все варианты расчета.

Файл примера ex040.MF\_choke.xlsx можно найти в папке exercises репозитория Unifloc 7.17 VBA.

1. Откройте файл с упражнением ex040.MF\_choke.xlsx (смотри puc.1.9).



Puc. 1.9 — Упражнение ex040 .MF\_choke .xlsx со всеми заполненными полями

- 2. Выполните задания указанные в описании. Названия необходимых функций указаны в описании 1.7). При построении графиков может потребоваться изменить значения дебитов по которым проводится расчет для корректного отображения графиков. Текст заданий не приводится в описании, так как файлы упражнений первичны. Любые изменения скорее будут вноситься в файлы с заданиями, нежели в описание.
- 3. Ответьте на вопросы по упражнению приведенные в рабочей книге.
- 4. Выполните дополнительное задание, если чувствуете силы.

#### 1.7 Расчет распределения давления в трубе

Расчет многофазных потоков в трубе - ключевой для анализа работы скважин и скважинного оборудования. Под расчетов трубы подразумевается в первую очередь расчет распределения давления. Иногда требуется рассчитать и распределение температуры. На распределение давления в трубе среди прочих параметров влияют режим потока газожидкостной смеси и явление проскальзывание газа. Недоучет данных параметров может привести к значительным ошибкам. Методы для расчета распределения давления можно разделить на две категории: корреляции, полученные экспериментальным путем и механистические модели, в основе которых заложены физические модели.

В Unifloc 7.17 VBA есть два набора функций для работы с трубой - простые по работе с прямым участком трубы MF\_p\_pipe и более сложные по работе с участком трубопровода с учетом рельефа или инклинометрии MF\_p\_pipeline

# 1.7.1 Расчет прямолинейного участка трубы. Простой вариант

Файл примера ex050.MF\_pipe.xlsx можно найти в папке exercises репозитория Unifloc 7.17 VBA.

1. Откройте файл с упражнением  $ex050.MF_pipe.xlsx$  (смотри puc.1.10).

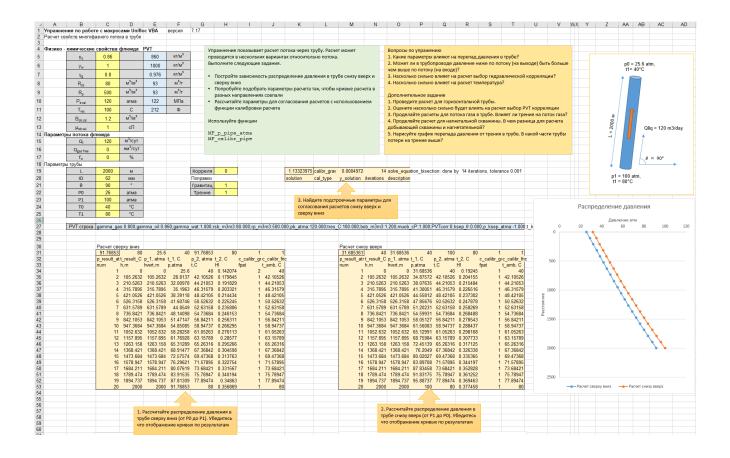


Рис. 1.10 — Упражнение ex050. MF\_pipe.xlsx со всеми заполненными полями

- 2. Выполните задания указанные в описании. Названия необходимых функций указаны в описании 1.10). Текст заданий не приводится в описании, так как файлы упражнений первичны. Любые изменения скорее будут вноситься в файлы с заданиями, нежели в описание.
- 3. Ответьте на вопросы по упражнению приведенные в рабочей книге.
- 4. Выполните дополнительное задание, если чувствуете силы.

# 1.8 Расчет коэффициентов сепарации

Процессы сепарации на приеме погружного оборудования значительно влияют на процесс добычи. Как при естественной, так и при искусственной сепарации (при применении газосепараторов) меняются свойства многофазного потока, уменьшается газлифтный эффект, изменяется режим работы центробежного насоса.

В данном упражнении помимо стандартного определения PVT свойств требуется задать термобарические условия на приеме погружного оборудования (в месте, где происходит сепарация) и конструктивные параметры

		ния по работ			VBA	версия	7.7									
2	Расчет ко	эффициенто	в сепараци	и												
3																
4																
5																
	Физико -	химические (		люида			3	_	Дополнительные в	опросы по уг	пражению (	направлен	ия исслед	(ований)		
7		Y <sub>o</sub>	0.875			875	Kr/M <sup>3</sup>									
8		Yw	1			1000	KL/W <sub>3</sub>		1. От каких параме	тров будет з	ависеть коэ	ффициент	сепарации	и?		
9		Yg	0.9			1.098	KI/M3									
10		$R_{\rm sb}$	80	м3/м3	м <sup>3</sup> /м <sup>3</sup>	91	м <sup>3</sup> /т									
11		$R_p$	80	M3/M3	M <sup>3</sup> /M <sup>3</sup>	91	м <sup>3</sup> /т									
12		P <sub>b cal</sub>	120	атм	атма	122	МПа									
13		Tres	120	С	С	248	Φ									
14		B <sub>ob cal</sub>	1.2	м3/м3												
15		μ <sub>ob cal</sub>	1	cP												
16		f <sub>w</sub>	1	%												
17																
18	Данные п	о скважине														
19		d <sub>cas</sub>	125	MM												
20		d <sub>intake</sub>	100	MM												
21		P <sub>Intake</sub>	30	атм												
22		T <sub>Intake</sub>	80	С												
23					_											
24 25 26		n		0.000	3 0 075	14000	0.000000	0.00.000 1 1	a:120,000;tres_C:120,0		0.4.000	D 4 000			 	 000

Рис. 1.11 — Исходные данные для сепарации

где

 $d_{cas}$  - диаметр обсадной колонны, мм

 $d_{intake}$  - диаметр приема погружного оборудования, мм

 $P_{intake}$  - давление на приеме, атм

 $T_{intake}$  - температура на приеме, С

Для вычисления коэффициента естественной сепарации в зависимости от дебита вставьте в ячейку E32 следующую формулу

```
=MF_ksep_natural_d(C32; wc_; Pintake_; Tintake_; Dintake_;
Dcas ; PVT str )
```

Для проведения экспериментов по влиянию изменения диаметра обсадной колонны воспользуйтесь в ячейке F32 формулой

```
=MF_ksep_natural_d(C32; wc_; Pintake_; Tintake_; Dintake_;
Dcas_*cf_dcas_; PVT_str_)
```

При этом в ячейке F30 с помощью коэффициента Вы можете варьировать диаметр обсадной колонны

Для расчета доли газа в газосепараторе применяется функция

```
=MF_gas_fraction_d(Pintake_;Tintake_;0;PVT_str_)*(1-F32)
```

Коэффициент сепарации газосепаратора

```
=MF_ksep_gasseparator_d(gassep_type;G32;C32)
```

При этом можно менять тип газосепаратора в ячейке Н30

#### Общий коэффициент сепарации

=MF\_ksep\_total\_d(E32;H32)



Рис. 1.12 — Результаты расчета естественной и искусственной сепарации

#### Вопросы к упражнению

- 1. От каких параметров будет зависеть коэффициент сепарации?
- 2. Как взаимосвязана естественная и искусственная сепарация?

### 1.9 Анализ работы ЭЦН

Сегодня доминирующая доля нефти в РФ добывается при помощи ЭЦН. Требуется детальное понимание основных особенностях эксплуатации данного оборудования, режимах работы, возможных осложнениях по причине высокой вязкости продукции, газосодержания, механических примесей и т.д.

Наиболее ценную информацию о работе насоса может дать его характеристика: зависимость параметров работы ЭЦН - напора, потребляемой мощности, перепада давления, КПД, от подачи (дебита скважины)

Для анализа работы скважины, оснащенной УЭЦН, требуются следующие исходные данные

- 1. Физико химические свойства флюида
- 2. Данные по скважине
- 3. Данные по ЭЦН
- 4. Параметры пласта

PVT свойства задаются аналогично предыдущим упражнениям, а для параметров, характеризующих скважину, приняты следующие обозначения

 $H_{mes}$  - глубина скважины измеренная (вдоль ствола скважины), м

 $H_{mes}-H_{vert}$  - удлинение ствола скважины, м

 $H_{pump}$  - глубина спуска насоса, м

 $ID_{cas}$  - внутренний диаметр обсадной колонны, мм

 $OD_{tub}$  - внешний диаметр НКТ, мм

 $ID_{tub}$  - внутренний диаметр НКТ, мм

 $D_{intake}$  - диаметр приемной сетки ЭЦН, мм

 $P_{buf}$  - буферное давление, атм

 $P_{intake}$  - давление на приеме ЭЦН, атм

 $T_{intake}$  - температура на приеме ЭЦН, С

 $P_{dis}$  - давление на выкиде ЭЦН, атм

 $P_{wf}$  - давление на забое, атм

 $Q_{liq}$  - дебит жидкости в поверхностных условиях, м3/сут

 $f_w$  - обводненность в поверхностных условиях, %

		ния по работе с	: макросами	Unifloc VBA		версия	7.7							
	Анализ ра	боты ЭЦН												
3								Лополи	ATO BLUL	a Bonnocki	по упраженин	o (uannanna	WO WEEDED	
4								дополн	ительпь	ie builbucui	по упражения	о (направлен	ия исслед	Obai
5								1 Kavua	папам	TOLI BAIAON	т на перепад ,		20002	
6	Физико -	химические св		ида		кг/м <sup>3</sup>		I. NUMPLE	парамі	пры ылили	па перепад д	цавления в п	acoce:	
7		Vο	0.87		870									
8		Yw	1		1000	KΓ/M <sup>3</sup>								
9		Υg	0.8		0.976	кг/м³								
10		R <sub>sb</sub>	80	m³/m³	92	м <sup>3</sup> /т								
11		$R_p$	80	m³/m³	92	м³/т								
12		Pbcal	120	атма	122	МПа								
13		T <sub>res</sub>	100	С	212	Φ								
14		B <sub>ob cal</sub>	1.2	M³/M³										
15		μ <sub>ob cal</sub>	20	сП										
16														
17		о скважине												_
18		H <sub>mes</sub>	2000	М										
19		H <sub>mes</sub> -H <sub>vert</sub>	0	М										
20		H <sub>pump</sub>	1500	м										
21		ID <sub>cas</sub>	125	MM										
22		OD <sub>tub</sub>	73	MM										
23		ID <sub>tub</sub>	62	MM										
24		D <sub>intake</sub>	100	MM										
25		P <sub>buf</sub>	20	атм										
26		P <sub>intake</sub>	34	атм										
27		T <sub>intake</sub>	80	С										
28		P <sub>dis</sub>	150	атм										
29		P <sub>wf</sub>	70	атм										
30		$Q_{liq}$	50	м3/сут										
31		f <sub>w</sub>	0	%										

Рис. 1.13 — Исходные данные для свойств флюида и параметров скважины

Параметры, описывающие ЭЦН:

ЭЦН  $Q_{nom}$  - номинальная подача ЭЦН, м3/сут

ЭЦН  $H_{nom}$  - номинальная напом ЭЦН, м

F - частота питающего тока двигателя,  $\Gamma$ ц

ЭЦН ID - идентификационный номер насоса (по формуле, см. ниже), находящийся в базе Unifloc 7.17 VBA

ЭЦН имя - обозначение насоса: название, габарит и номинальная подача (по формуле, см. ниже)

ЭЦН  $Q_{max}$  - максимальная производительность насоса (по формуле, см. ниже), м3/сут

Ступени - количество ступеней, исходя из общего напора ЭЦН и напора одной ступени (по формуле, см. ниже), шт

 $K_{sep}$  - коэффициент сепарации газосепаратора, %

 $P_{sep}$  - давление сепарации, атм

 $T_{sep}$  - температура сепарации, С

Данные о пласте:

 $P_{res}$  - пластовое давление, атм

PI - коэффициент продуктивности скважины (по формуле, см. выше в упражнении IPR), м3/сут/атм

dT	геотермический градиент,	грод /	100 M
$\overline{dL}$	теотермический градиент,	, град /	100 M

-	33	эцн			
	34		ЭЦН Q <sub>пот</sub>	110	м3/сут
	35		ЭЦН Н <sub>пот</sub>	2000	м
	36		F	50	Гц
	37		ЭЦН ID	737	
	38		ЭЦН имя	BHH5-125	
	39		ЭЦН Q <sub>тах</sub>	230	
٠	40		Ступени	324	шт
	41		K <sub>sep re</sub>	90%	
	42		P <sub>sep</sub>	80.00	атм
	43		T <sub>sep</sub>	80.00	С
	44				
	45	Пласт			
	46		Pres	250	атм
	47		PI	0.29	м3/сут/атм
	48		dT/dL	3	град/100 м
	49		N	20	

Рис. 1.14 — Исходные данные для ЭЦН и пласта

Для получения идентификационного номера насоса в базе Unifloc 7.17 VBA была использована формула

=ESP\_id\_by\_rate(Q\_ESP\_)

Для определения обозначения ЭЦН

=ESP\_name(C37)

#### Расчет максимально возможного дебита

```
=esp_max_rate_m3day(Freq_;PumpID_)*1
Количество ступеней
=ЦЕЛОЕ(Head ESP /ESP head m(Q ESP ;1;;PumpID ))
```

Также для удобства использования параметры насоса: ID, напор и рабочая частота, зашифровываются в строку с помощью функции

```
=ESP Encode string(PumpID ; Head ESP ; Freq )
```

Свободный газ негативно влияет на работу ЭЦН. В ячейке D51 вычисляется объемная доля газа на приеме газосепаратора с помощью формулы

```
=MF gas fraction d(Pintake ; Tintake ; fw ; PVTstr)
```

В соседней ячейке D50 для удобного расположения задается вязкость в сПуаз

Построение напорной характеристики данного насоса выполняется с учетом вязкости перекачиваемой продукции. Реализованный метод пересчета характеристики с воды на вязкую жидкость Института Гидравлики позволяет учитывать изменение рабочих параметров из-за данного негативного влияния.

Для вычисления напора в метрах водного столба в ячейке D54 воспользуйтесь формулой

```
=ESP_head_m(C54; NumStage_; Freq_; PumpID_; mu)
КПД ЭЦН в долях единиц

=ESP_eff_fr(C54; NumStage_; Freq_; PumpID_; mu)
Потребляемую ЭЦН мощность в Вт

=ESP Power W(C54; NumStage ; Freq ; PumpID ; mu)
```

Расчет перепада давления, развиваемого насосом, может происходить методом "сверху-вниз" и "снизу-вверх", при этом расчет перепада температур только методом "снизу-вверх". Функция расчета перепада давления и температуры возвращает массив значений, т.е. одновременно перепад давления и температуры. Кроме того, входным параметром для данной функции является направление расчета. Для вычисления выделите диапазон G54:H54, наберите формулу

```
=ESP_dP_atm(C54; fw_; Pintake_; NumStage_; Freq_; PumpID_;
PVTstr; Tintake ; 0)
```

и после нажмите сочетание клавиш Ctrl+Shift+Enter. Далее протяните результат до полного заполнения двух столбцов.

Зная давление на приеме и перепад давления в ЭЦН, давление на выходе ЭЦН можно легко посчитать по формуле

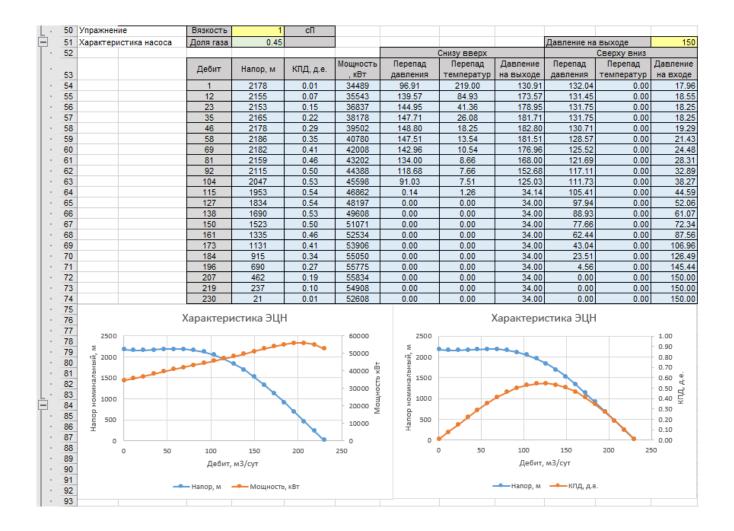


Рис. 1.15 — Напорные характеристики ЭЦН с поправкой на вязкость

=G54+Pintake

Предварительно задав давление на выходе ЭЦН в ячейке L51 возможно посчитать перепад давления методом "сверху-вниз" аналогичным образом по формуле

=ESP\_dP\_atm(C54; fw\_; Pdis\_; NumStage\_; Freq\_; PumpID\_; PVTstr;
Tintake ; Tintake ; 0)

И давление на входе, зная давление на выходе и перепад давления =Pdis-J54

#### Вопросы для упражнения:

- 1. Какие параметры влияют на перепад давления в насосе?
- 2. Насколько сильно влияет вязкость на напорные характерситики ЭЦН?
- 3. Как влияет на работу ЭЦН изменение частоты?

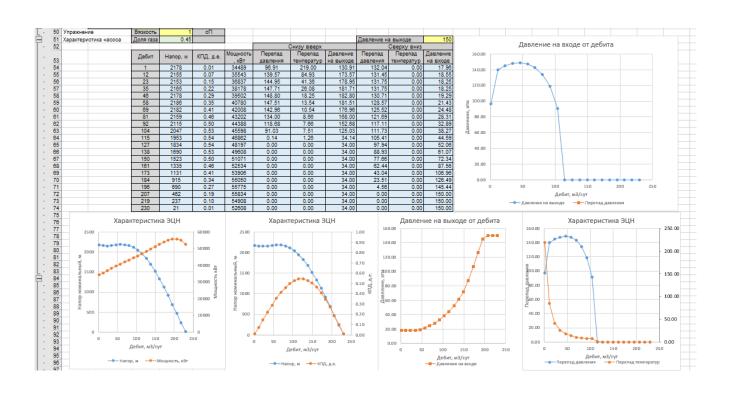


Рис. 1.16 — Расчет перепада давления и температур в ЭЦН в зависимости от дебита

## Словарь терминов

Словарь описывает термины и сокращения широко используемые в описании и в системе Unifloc 7.17 VBA.

- **VBA** Visual Basic for Application язык программрования встроенный в Excel и использованный для написания макросов Unifloc 7.17 VBA.
  - **VBE** Среда разработки для языка VBA. Встроена в Excel.
  - BHP, Pwf Bottom hole pressure. Well flowing pressure. Забойное давление
  - ВНТ, ТВН Bottom hole temperature. Забойная температура
- **WHP, PWH** Well head pressure. Устьевое давление. Как правило, соответствует буферному давлению.
- **WHT, TWH** Well head temperature. Устьевая температура. Температура флюида на устье скважины. Температура в точке замера буферного давления.
- **IPR** Inflow performance relationship. Индикаторная кривая. Зависимость забойного давления от дебита для пласта. Широко используется в узловом анализе.
- **VLP, VFP**—Vertical lift performance, vertical flow performance, outflow curve. Кривая лифта, кривая оттока. Зависимость забойного давления от дебита для скважины. Широко используется в узловом анализе.
  - **ESP** Electrical submersible pump. Электрический центробежный насос.
  - **GL** Gas Lift. Газлифтный способ эксплуатации добывающих скважин.
- **РНХ** ЭЦН Расходно напорная характеристика электрического центробежного насоса. Ключевая характеристика ЭЦН. Дается производителем в каталоге ЭЦН для новых насосов или определяется на стенде для ремонтных ЭЦН.
- **PVT**—Pressure Volume Temperature. Общепринятое обозначение для физико-химических свойств пластовых флюидов нефти, газа и воды.
- **MF** MultiPhase. Много Фазный поток. Префикс для функций имеющих дело с расчетом многофазного потока в трубах и скважине.
- **НКТ** Насосно компрессорная труба. Часть конструкции скважины. по колонне НКТ добывается скважинная продукция или закачивается вода. Может быть заменена в процессе эксплуатации при ремонте скважины.
- $\mathbf{K}$  Эксплуатационная колонна. Часть конструкции скважины. Не может быть заменена в процессе эксплуатации при ремонте скважины.

**ГЖС** — Газо жидкостная смесь. Часто используется для обозначения совместно двигающихся флюидов в многофазном потоке - нефти, газа, воды.

**Барботаж, ZNLF** — Движение газа через неподвижный столб жидкости. ZNLF - zero net liquid flow. Встречается в скважинах с насосами - в межтрубном пространстве газ движется через неподвижный столб жидкости. Влияет на динамический уровень в скважине.

ЭЦН — Электрический центробежный насос.

УЭЦН — Установка электрического центробежного насоса. Включает весь комплекс погружного и поверхностного оборудования необходимого для работы насоса - насос (ЭЦН), погружной электрический двигатель (ПЭД), гидрозащита (ГЗ), входной модуль (ВМ) и газосепаратор (ГС), электрический кабель, станция управления (СУ) и другие элементы

**ЧРП** — Частотно регулируемый привод. Элемент УЭЦН обеспечивающий возможность вращения вала УЭЦН с различными частотами.